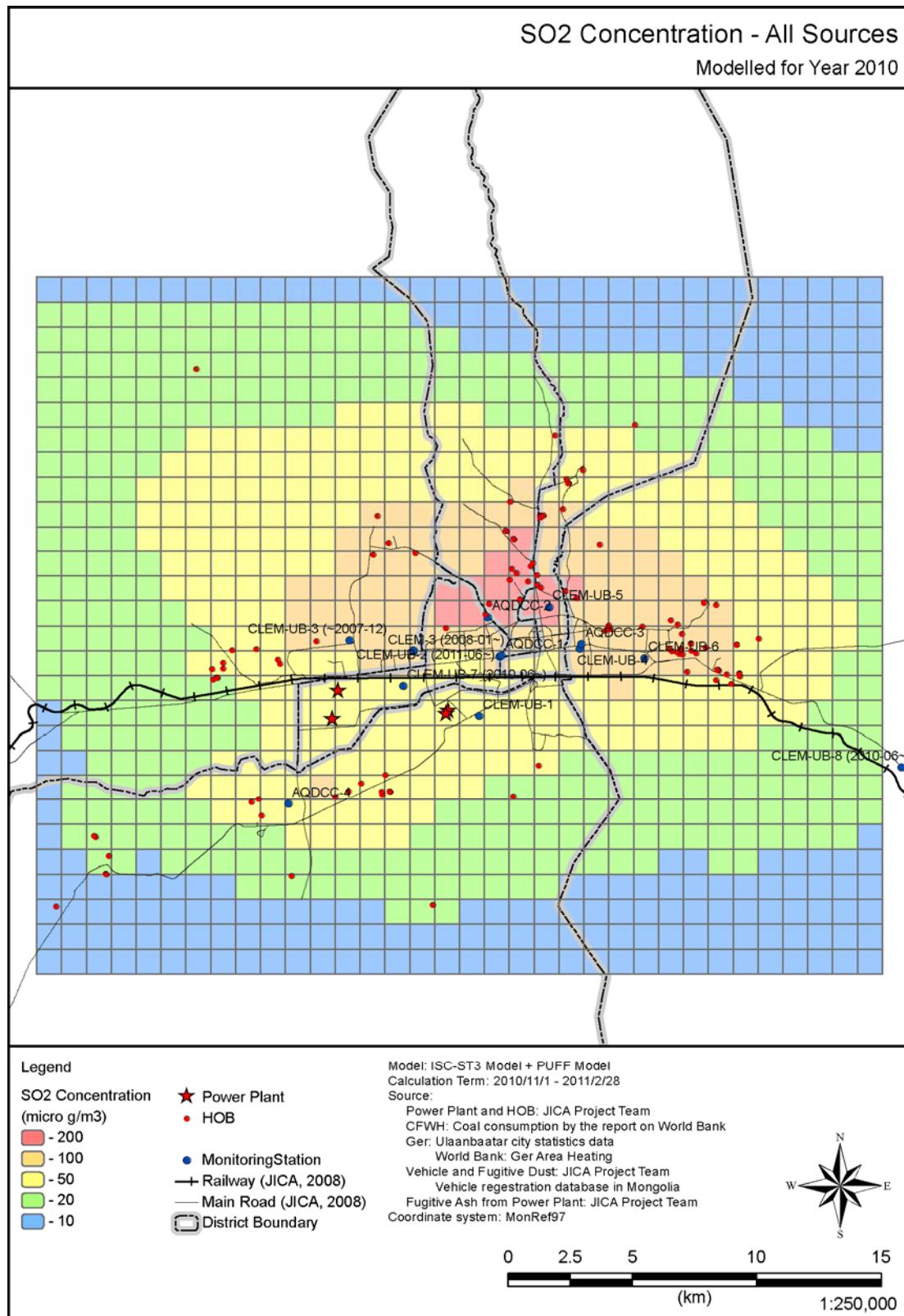
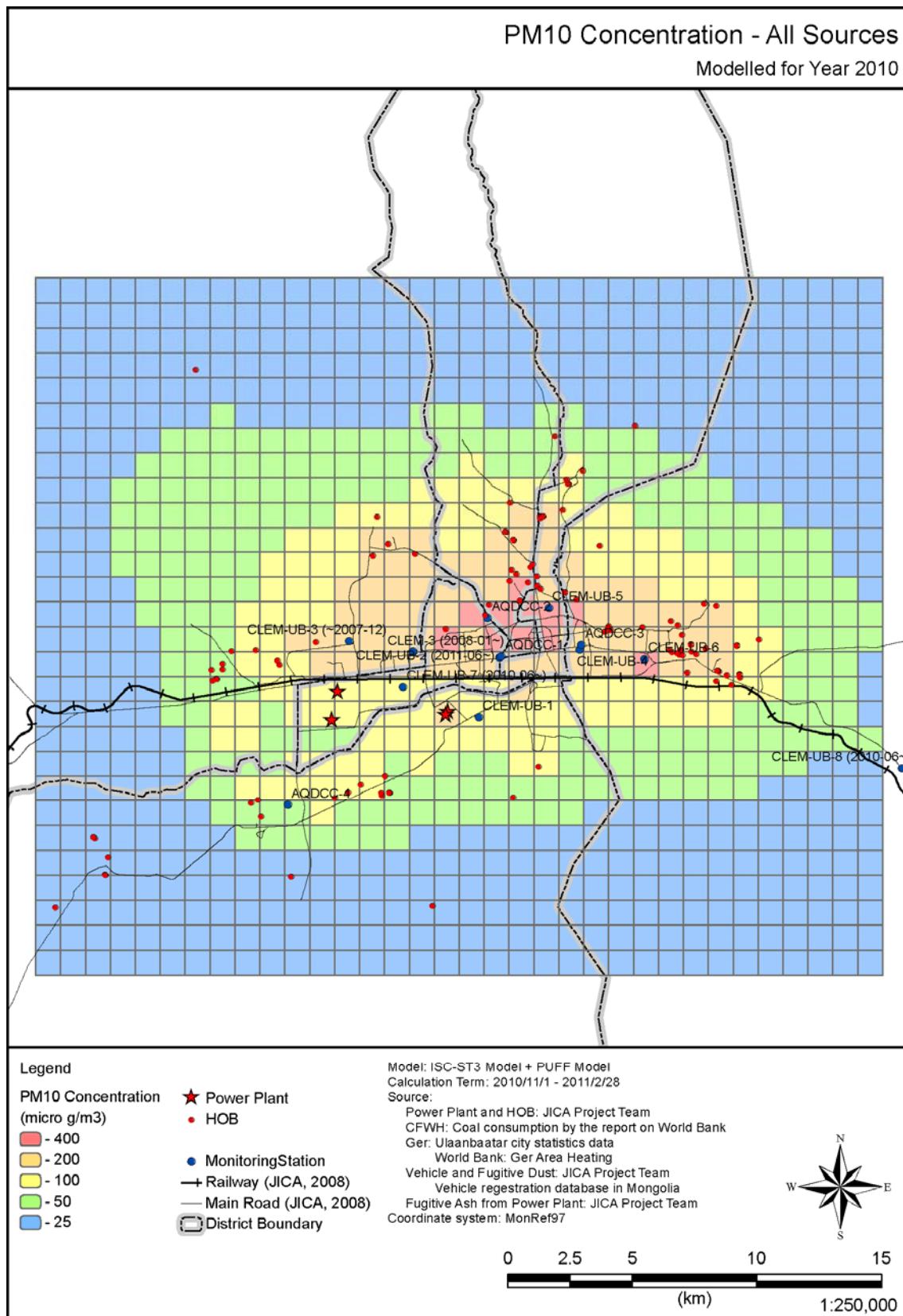


Хавсралт2.1-14 Жил бүрийн тархалтын загварчлалын дүн

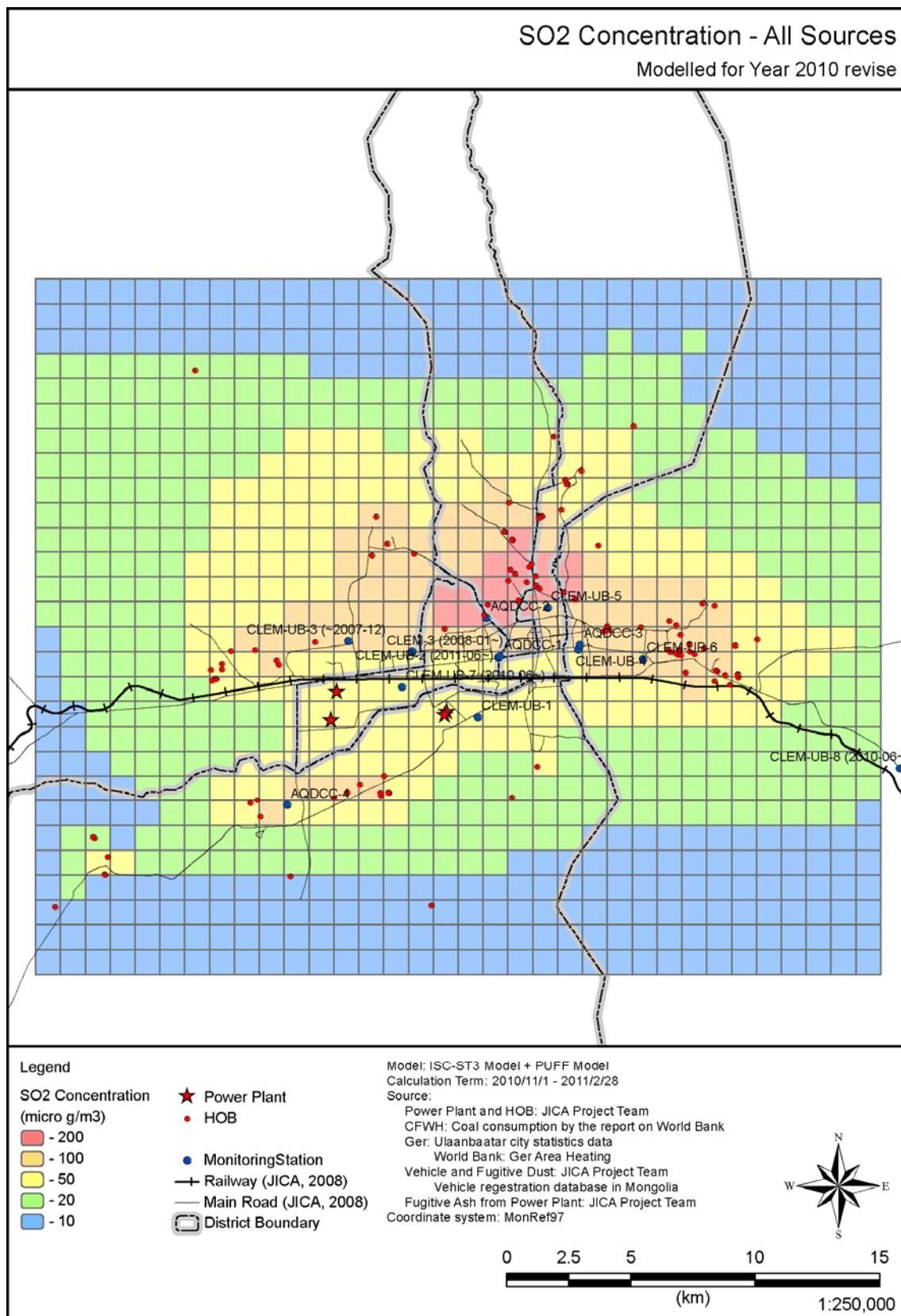
1 Тархалтын загварчлалын дүнгийн агууламжийн байршилийн зураг

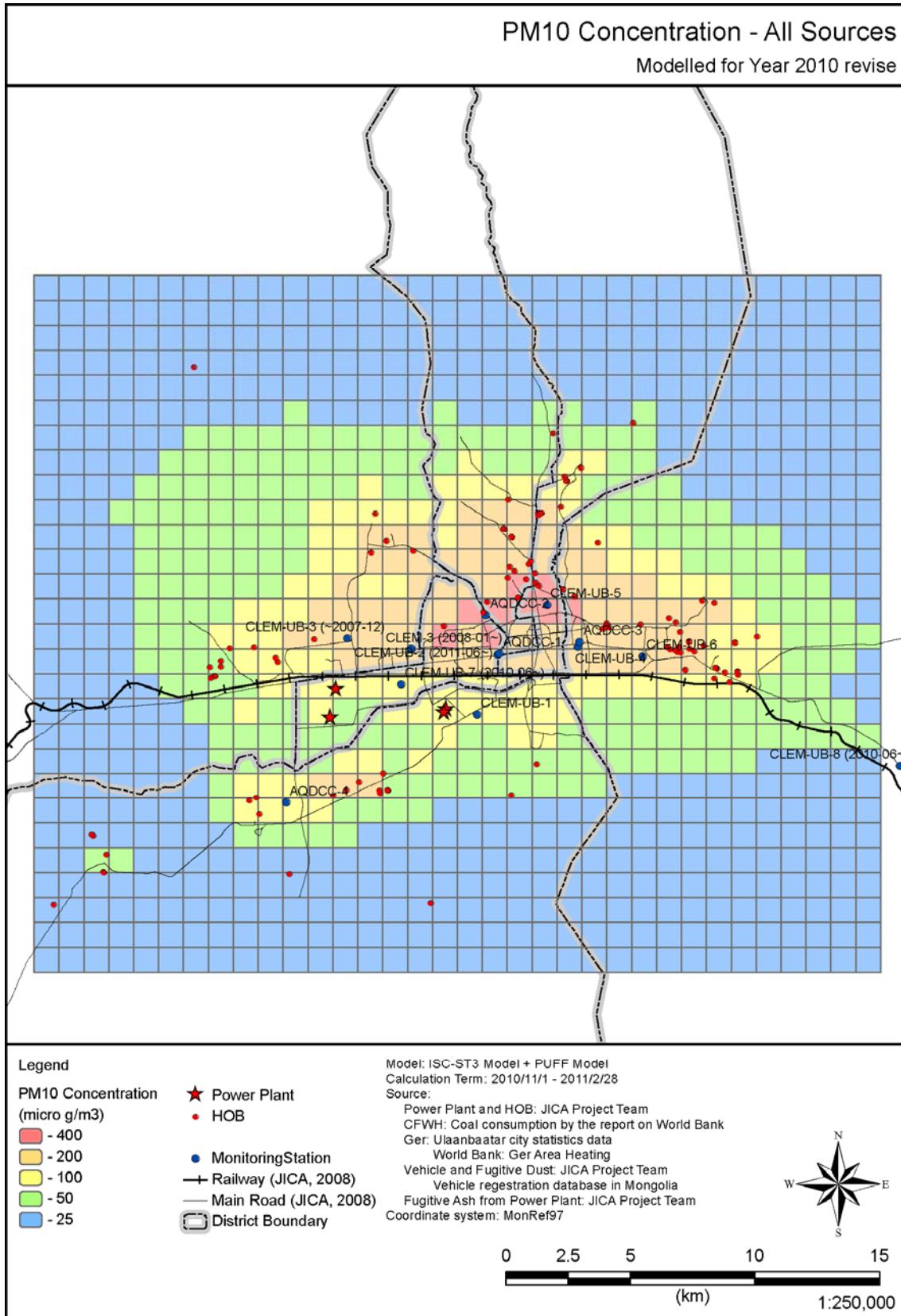


Зураг 1-1 SO₂-ын тархалтын загварчлалын дүн (2010 он, Мэргэжилтний дүгнэлт)

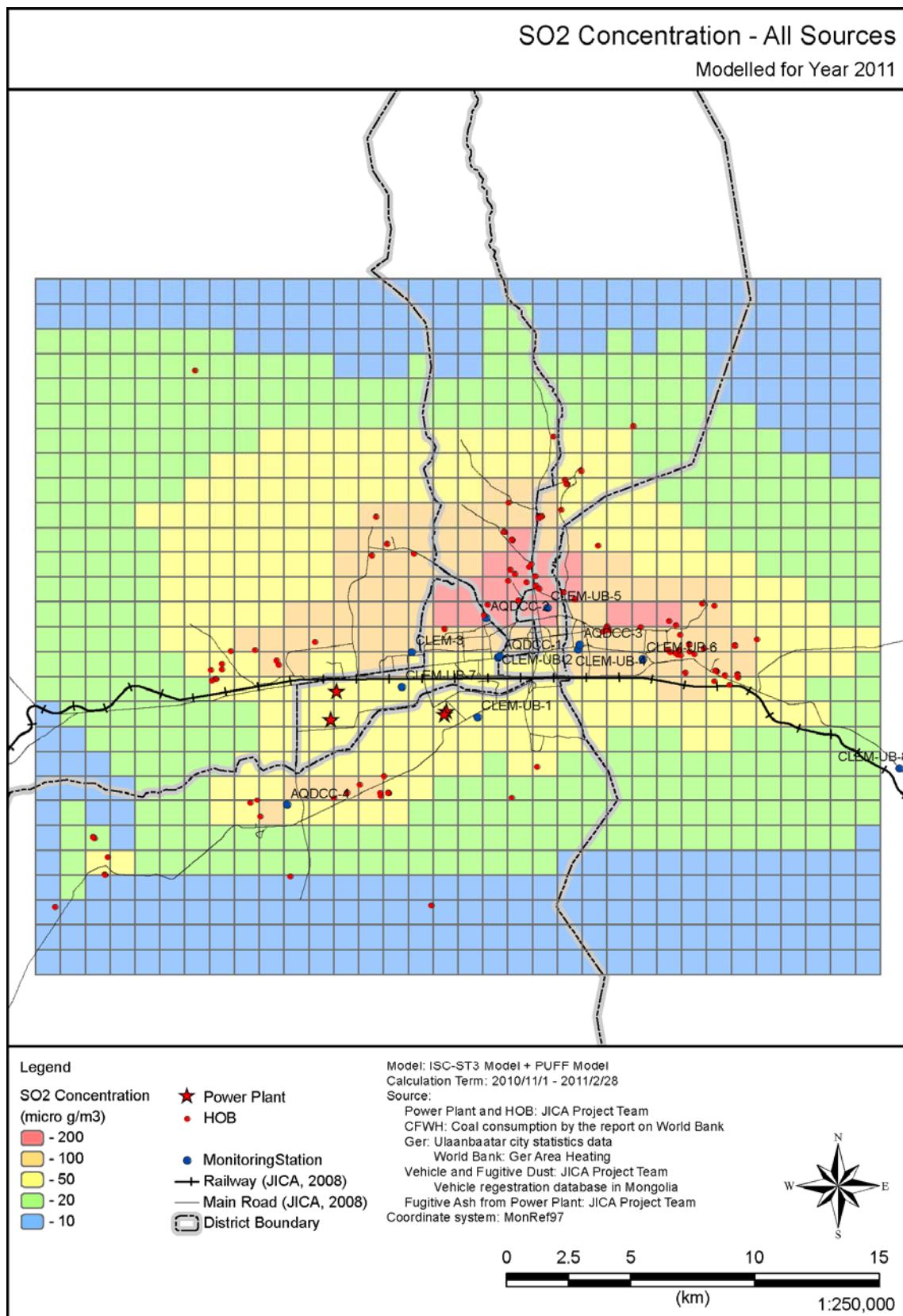


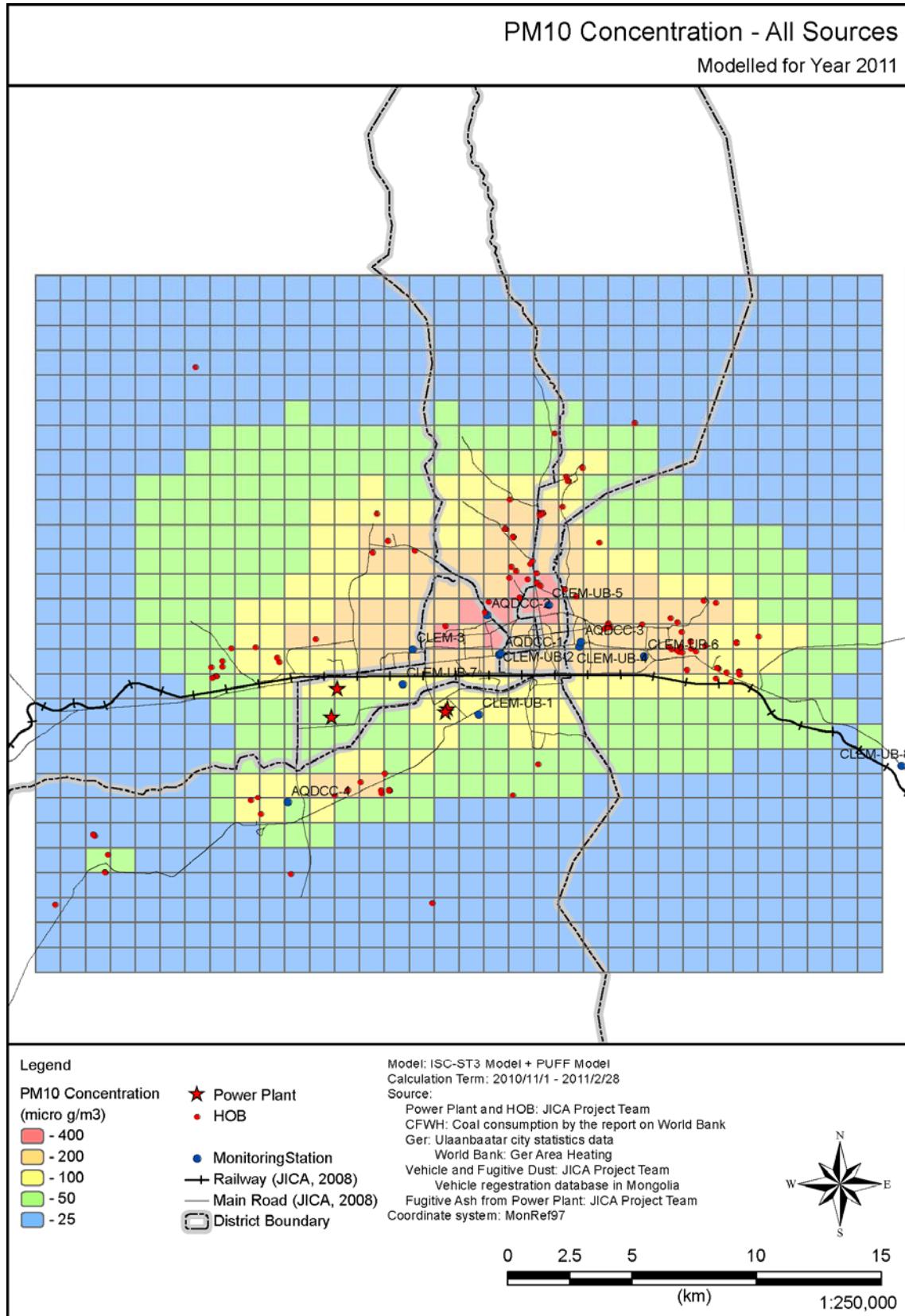
Зураг 1-2 PM₁₀-ын тархалтын загварчлалын дүн (2010 он, Мэргэжилтний дүгнэлт)

Зураг 1-3 SO₂-ын тархалтын загварчлалын дүн (2010 оны шинэчилсэн хувилбар)



Зураг 1-4 PM₁₀-ын тархалтын загварчлалын дүн (2010 оны шинэчилсэн хувилбар)

Зураг 1-5 SO₂-ын тархалтын загварчлалын дүн (2011 он)



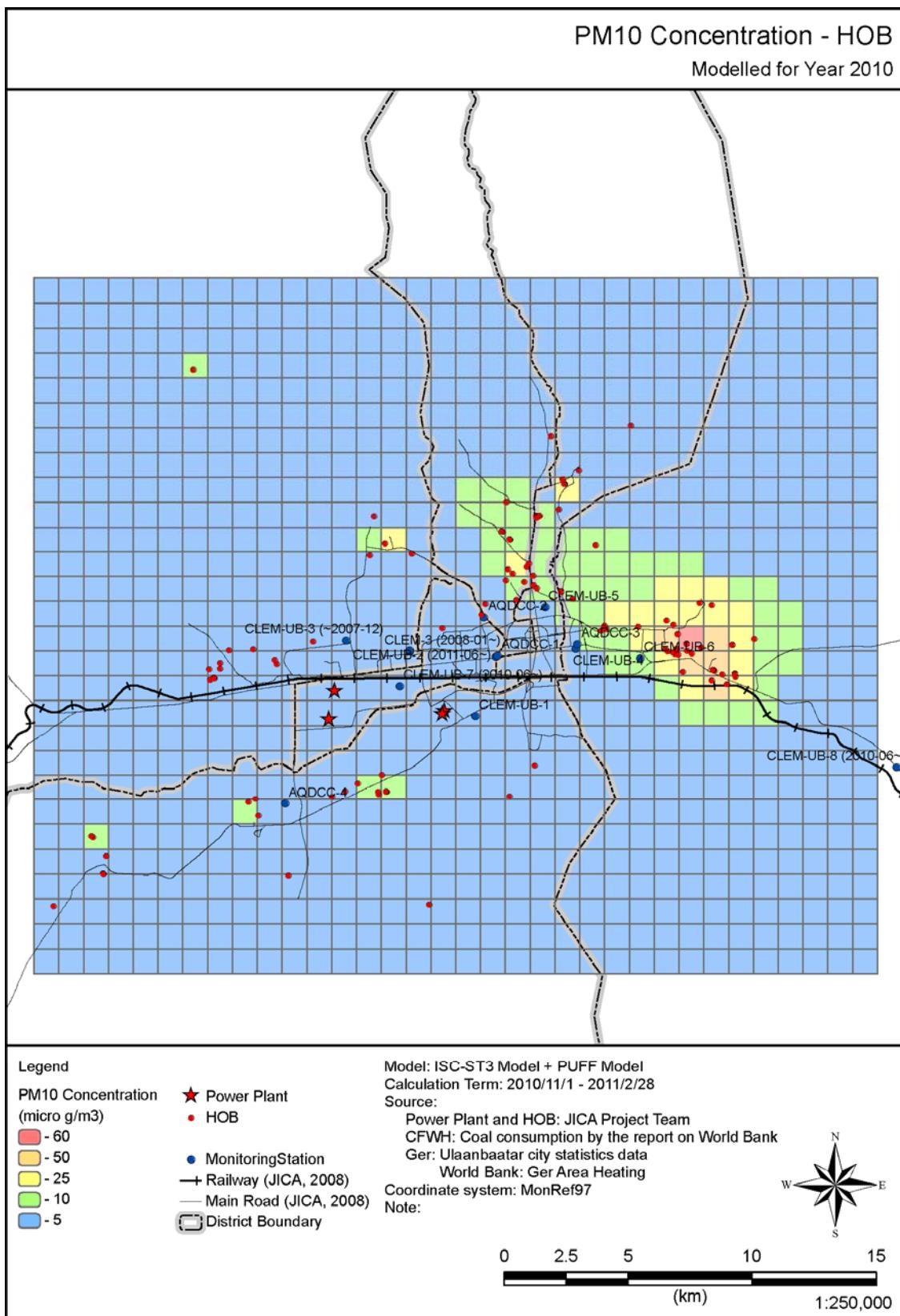
Зураг 1-6 PM₁₀-ын тархалтын загварчлалын дүн (2011 он)

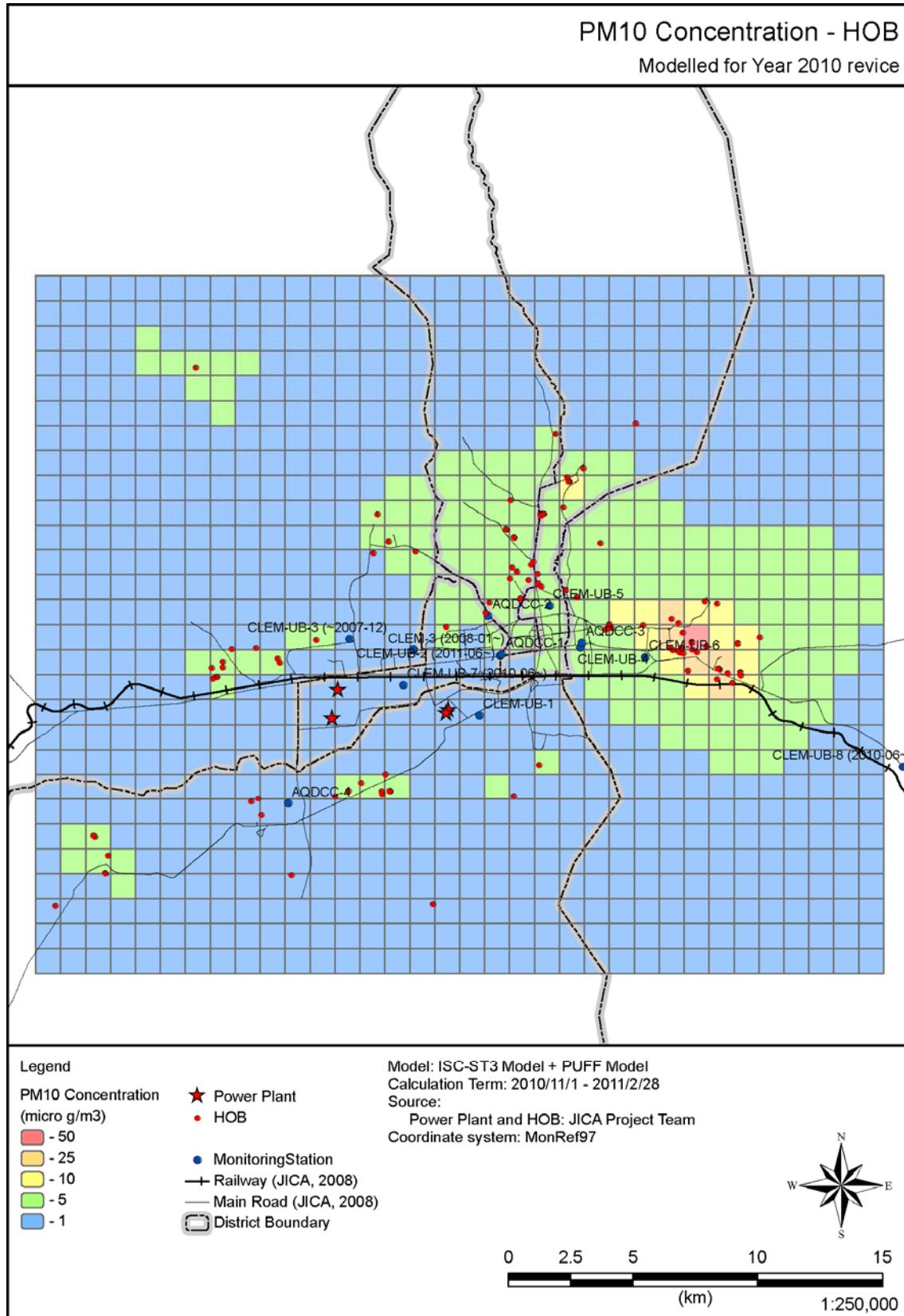
2 Тархалтын загварчлалын дүнгийн үнэлгээ

Хүснэгт 2-1 Орчны стандарт болон тархалтын загварчлалын харьцуулсан дүн

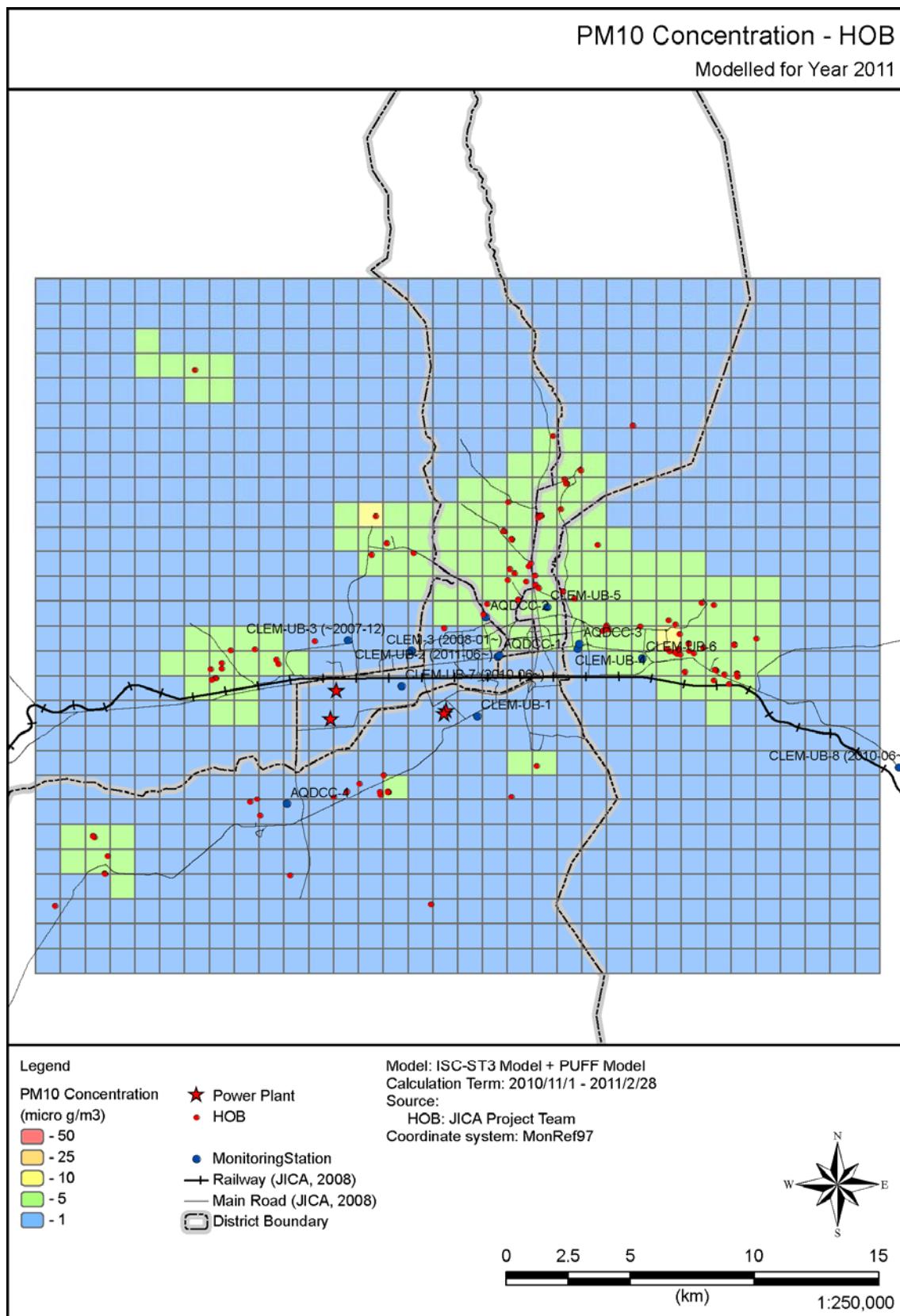
Хамрах бодис	Хамрах он	Бүтэн жилийн орчны стандартаас хэтэрсэн гридын тоо /Нийт тооцооллын гридын тоо (хэтэрсэн хувь)	Өдрийн дундаж орчны стандартаас хэтэрсэн гридын тоо / Нийт тооцооллын гридын тоо (хэтэрсэн хувь)
SO ₂	2010 он	724/952 (76.05%)	359/952 (37.71%)
	2010 оны шинэчилсэн хувилбар	624/952 (65.55%)	290/952 (30.46%)
	2011 он	670/952 (70.38%)	322/952 (33.82%)
NO ₂	2010 он	164/952 (17.23%)	105/952 (11.03%)
	2010 оны шинэчилсэн хувилбар	72/952 (7.56%)	34/952 (3.57%)
	2011 он	57/952 (5.99%)	26/952 (2.73%)

Хавсралт 2.1-15 УХЗ ны тархалтын загварчлалын дүн

Зураг 1 УХЗ-ны тархалтын загварчлалын дүн (PM₁₀, 2010 он, мэргэжилтний дүгнэлт)



Зураг 2 УХЗ-ны тархалтын загварчлалын дүн (PM₁₀, 2010 оны шинэчилсэн хувилбар)

Зураг 3 УХЗ-ны тархалтын загварчлалын дүн (PM₁₀, 2011 он)

Хавсралт2.2-1 Утааны хийн сургалтын материал

Хэмжилтийн байршил болон хэмжилтийн цэг

(1) Хэмжилтийн байршилыг тогтох

Цооногын нумарсан хэсэг, огтлолцсон хэсгийн гэнэтийн өөрчлөлтийн хэсгээс зайлсхийж хаягдал газын урсгалын харьцангуй ижил төвшинд урсаж , хэмжилтийн үйл ажиллагаа аюулгүй дээр хялбар явагдах газрын сонгоно.

Цооногын огтлолцол, хэлбэр түүний том жижигт таарсан тооны ижил огтлолцолыг хийн огтлолцол тус бүрт хэмжилтийн цэгийг тогтооно.

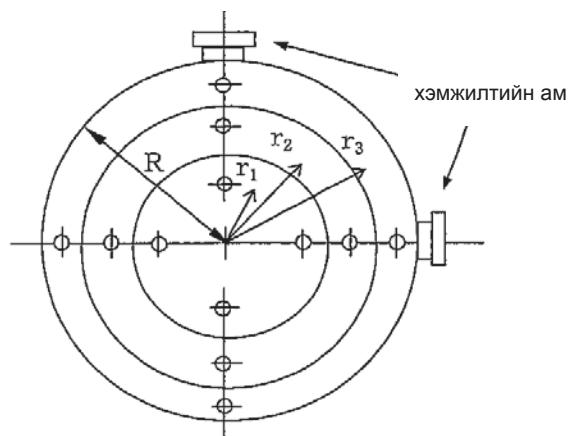
Цилиндер хэлбэртэй огтлолцолын хэмжилтийн дүн

Таарах цооногын диметр	Диаметрийн хувиарлалт ын тоо	Хэмжи лтийн дүн	Цооногын гол хэсгээс хэмжилтийн цэг хүртэлх зайд				
			R1	R2	R3	R4	R5
1-ээс доош	1	4	0.707R	-	-	-	-
1-ээс дээш 2-оос доош	2	8	0.500R	0.866R	-	-	-
2-оос дээш буюу 4-өөс доош	3	12	0.408R	0.707R	0.913R	-	-
4-өөс дээш буюу 4.5-аас доош	4	16	0.354R	0.612R	0.791R	0.935R	-
4.5-аас дээш тохиолдолд	5	20	0.316R	0.548R	0.707R	0.837R	0.949R

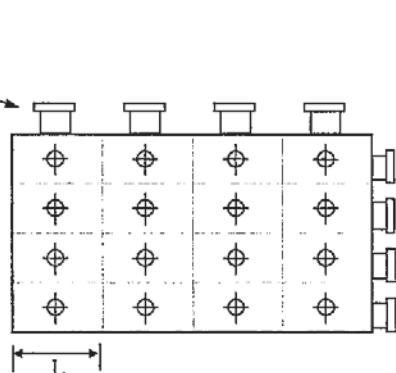
Тэгш өнцөгт квадратын огтлолцолын хэмжилтийн дүн

	Хуваагдсан нэг талын урт
1-ээс доош	$L \leq 0.5$
1-ээс дээш 4-өөс доош	$L \leq 0.667$
4-өөс дээш 20-оос доош	$L \leq 1$

Цилиндер хэлбэрийн огтлолцолын талбай



Тэгш өнцөгтийн огтлолцолын хэмжилтийн дүн



Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтишаралд хэмжилт хийх арга(JIS Z 8808)

Ижил хурдтай соролтыг тохируулах(Энгийн хэлбэрийн дээж авах төхөөрөмжийг ашиглах арга)



$$\chi_w = \frac{\frac{22.4}{18} m_a}{V_m \times \frac{273}{273 + \theta_m} \times \frac{P_a + P_m - P_v}{101.3} + \frac{22.4}{18} m_a} \times 100$$

Vm: Сорох газын хэмжээ

Pa: Агаарын даралт(kPa)

Θm: Газын тоолуурын хэм

Pm: Газын тоолуурын даралт(kPa)

Ma: Нийт соргдсон чийгшилийн хэмжээ

Pv: Өмч Дүүрэн усны ууршилтын даралт(kPa)

$$\rho_0 = \frac{1}{22.4 \times 100} \left[\{44 \times CO_2 + 32 \times O_2 + 28(CO + N_2)\} \left(1 - \frac{\chi_w}{100}\right) + 18 \times \chi_w \right]$$

$$\rho = \rho_0 \times \frac{273}{273 + \theta_s} \times \frac{P_a + P_s}{101.3}$$

R: Газын нягтрал (kg/Nm³)

Xw: Чийгшилийн хэмжээ(%)

P0: Газын нягтрал(kg/Nm³)

Θs: Хаягдал газын хэм(°C)

Ps: нам даралт,Динамик даралт(kPa)

C: Питогийн хоолойн (Pitot tube) коэффициент

Pd: Динамик даралт(Pa)

Qm: Ижил хурдтай соролтын хэмжээ(L/min)

QN: Чийглаг газын хэмжээ(Nm³/h)

D: Хошууны радиус(mm)

A: Цооногын отглолцолын эзэлхүүн(m²)

V: Урсгалын хурд(m/s)

QN: Хуурай газын хэмжээ(Nm³/h)

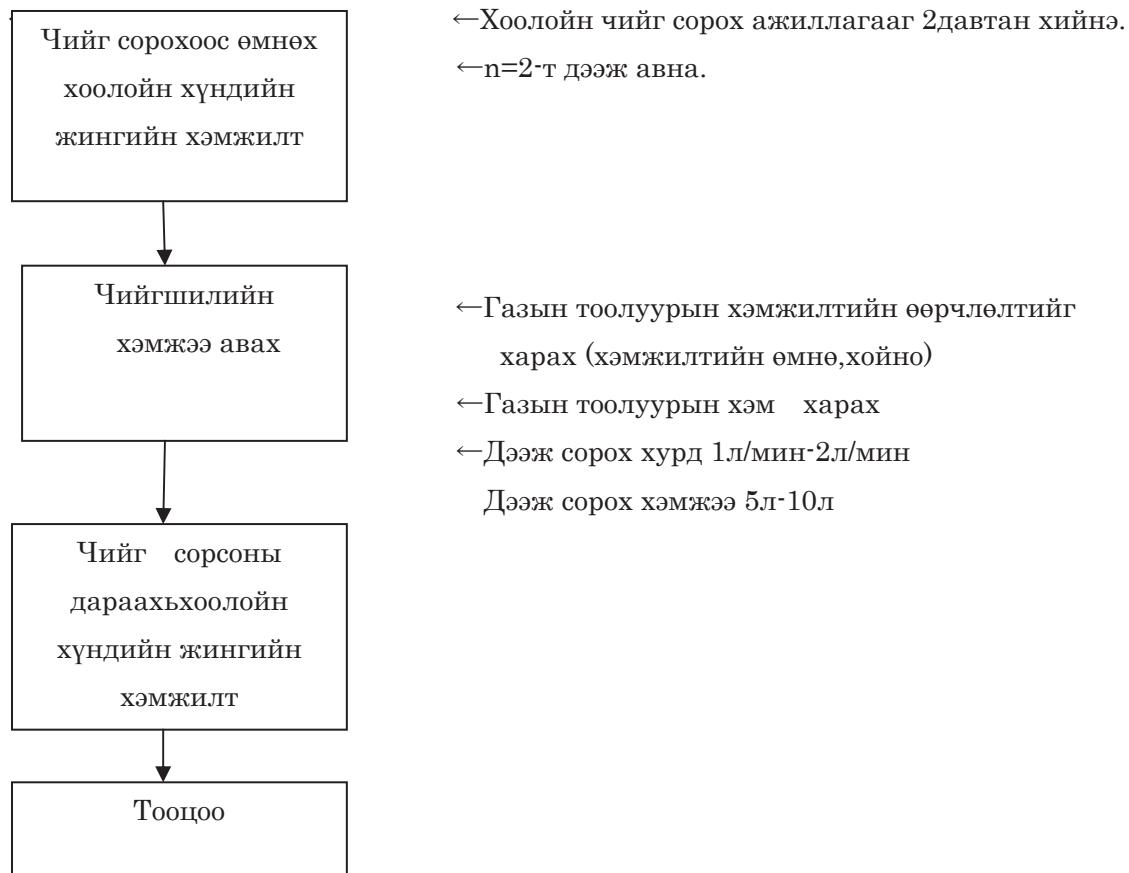
$$Qv = A \times v \times \frac{273}{273 + \theta_s} \times \frac{P_a + P_s}{101.3} \times 60 \times 60$$

$$Q' N = Q_N \left(1 - \frac{\chi_w}{100}\right)$$

$$qm = \frac{\pi}{4} d^2 \left(1 - \frac{\chi_w}{100}\right) \frac{273 + \theta_m}{273 + \theta_s} \times \frac{P_a + P_s}{P_a + P_m - P_v} \times v \times 60 \times 10^3$$

Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтишталд хэмжилт хийх арга(JIS Z 8808)

Чийгшилийн хэмжилт (чийг сорох хоолойн арга)



Тооцоолох арга

$$\chi_w = \frac{\frac{22.4}{18} m_a}{V_m \times \frac{273}{273 + \theta_m} \times \frac{P_a + P_m - P_v}{101.3} + \frac{22.4}{18} m_a} \times 100$$

Vm: Сорох газын хэмжээ

Өм: Газын тоолуурын хэм

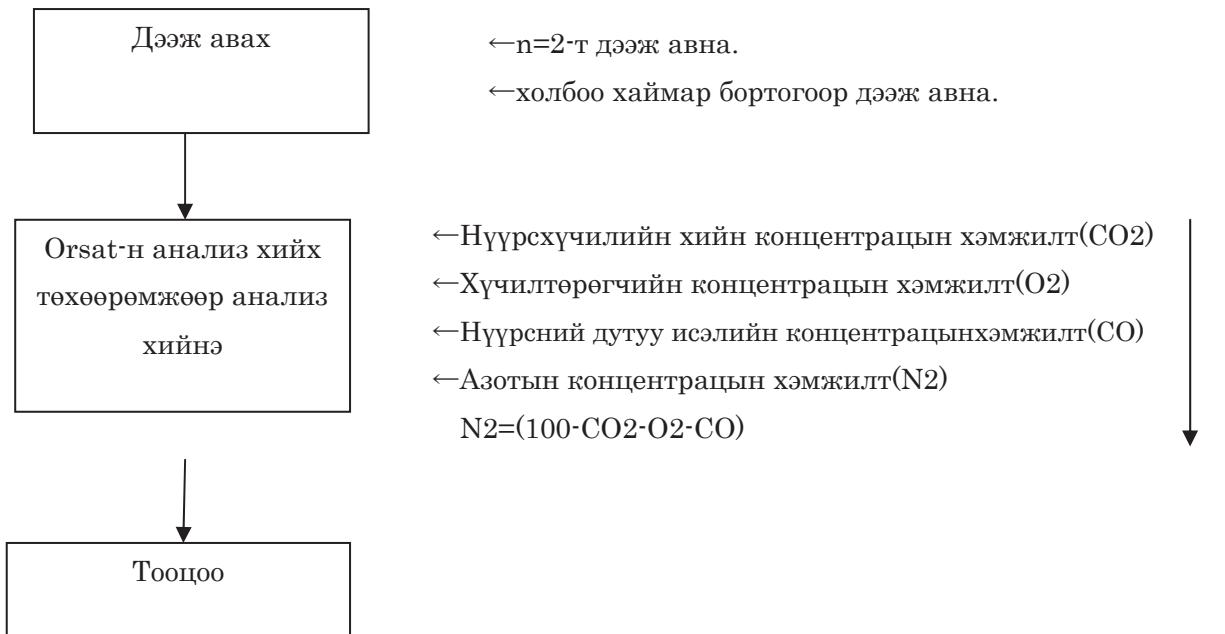
Ma: Нийт соргдсон чийгшилийн хэмжээ

Pa: Агаарын даралт(kPa)

Pm: Газын тоолуурын даралт(kPa)

Pv: Өм дүүрэн усны ууршилтын даралт(kPa)

Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтширалд хэмжилт хийх арга(JIS Z 8808)
Газын бүтцийн хэмжилт (Orsat -н анализ хийх арга)



Тооцоолох арга

$$\rho_0 = \frac{1}{22.4 \times 100} \left[\{44 \times \text{CO}_2 + 32 \times \text{O}_2 + 28(\text{CO} + \text{N}_2)\} \left(1 - \frac{\chi_w}{100}\right) + 18 \times \chi_w \right]$$

$$\rho = \rho_0 \times \frac{273}{273 + \theta_s} \times \frac{P_a + P_s}{101.3}$$

CO₂: Нүүрсхүчиллийн хийн концентрацын хэмжилт(%)

X_w: чийгшилийн хэмжээ(%)

O₂: Хүчилтөрөгчийн концентрацын хэмжилт(%)

P_s: газын нам даралт(kPa)

CO: Нүүрсний дутуу исэлийн концентрацын хэмжилт(%)

P_a: агаарын даралт(kPa)

N₂: Азотын концентрацын хэмжилт(%)

P: Газын нягтрал(kg/Nm³)

P₀: Газын нягтрал(kg/Nm³)

θ_s: Хаягдал газын хэм(°C)

Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтширалд хэмжилт хийх арга(JIS Z 8808)

Нам даралтын хэмжилт

Нам даралтын
хэмжилт

←U-үсгэн хоолойгоор хэмжинэ.

Тооцоолох арга

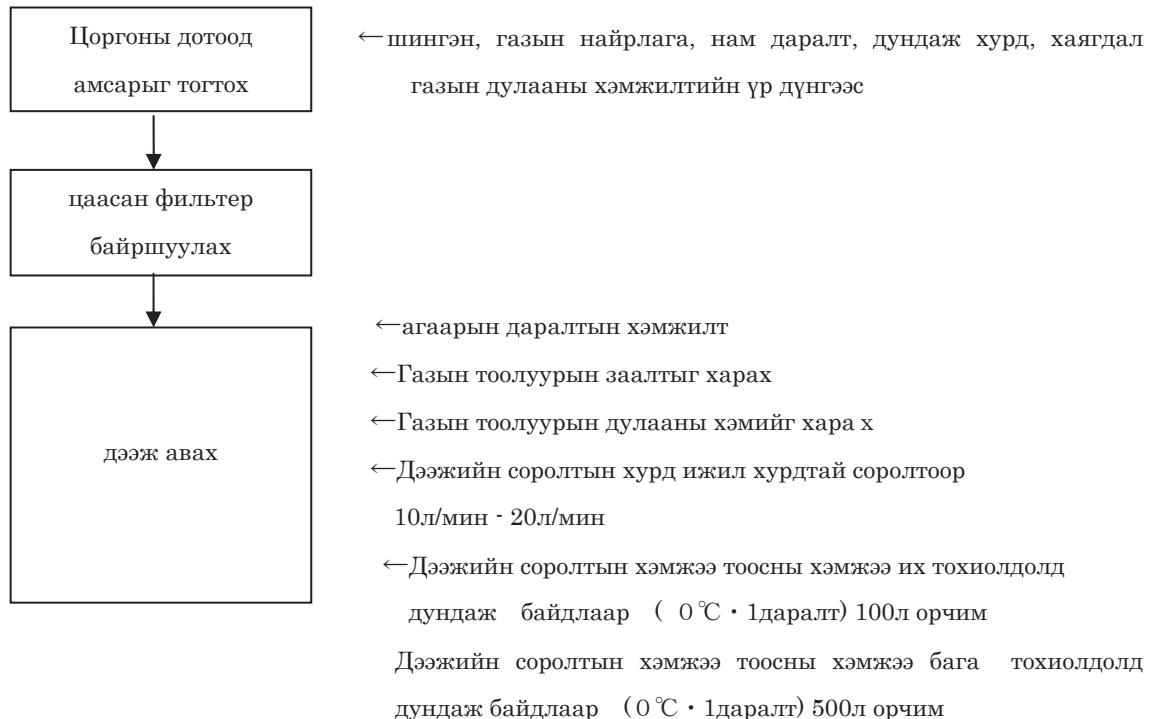
- нам даралт $(Ps) = Ps(\text{mmH}^2\text{O}) \times 9.81/1000$
- нам даралт $(Ps) = Ps(\text{mmHg})/760 \times 101.3$

Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтиширалд хэмжилт хийх арга(JIS Z 8808)
Дулааны хэмжилт

Дулааны хэмжилт

←Халаасны термометрээр хэмжинэ.

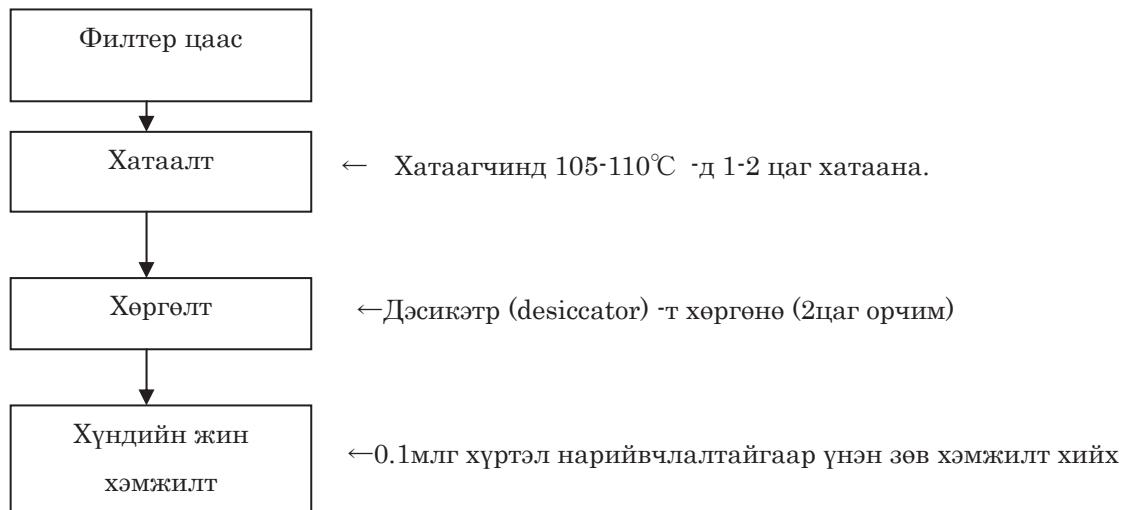
Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтишралд анализ хийх арга (JIS Z 8808)



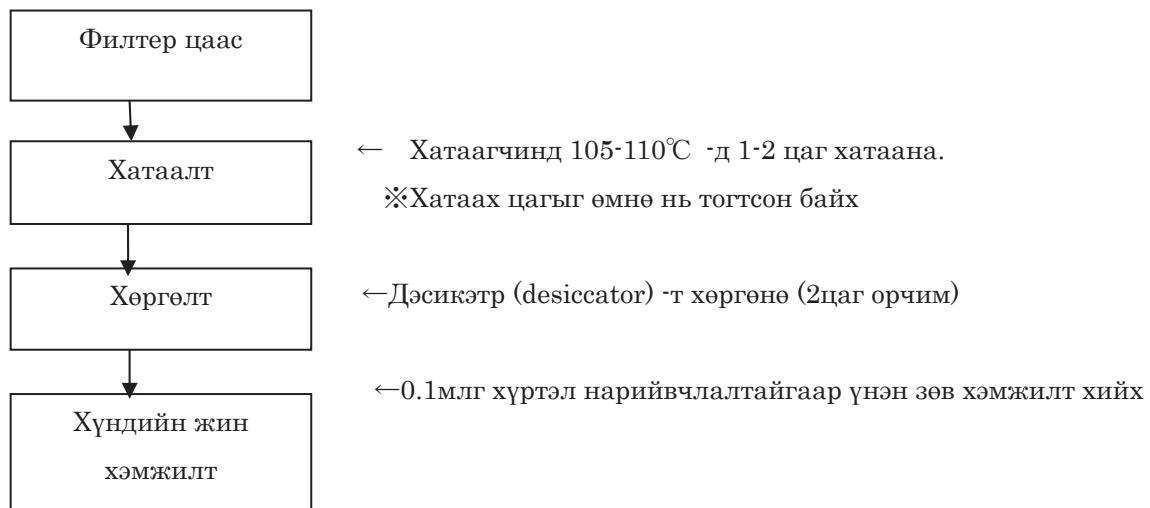
Хаягдал газанд агуулагдах тоосны нягтширалд анализ хийх арга (JIS Z 8808)

(Филтер цаасны хүндийн жинг хэмжих арга)

<Хэмжилтийн өмнө>

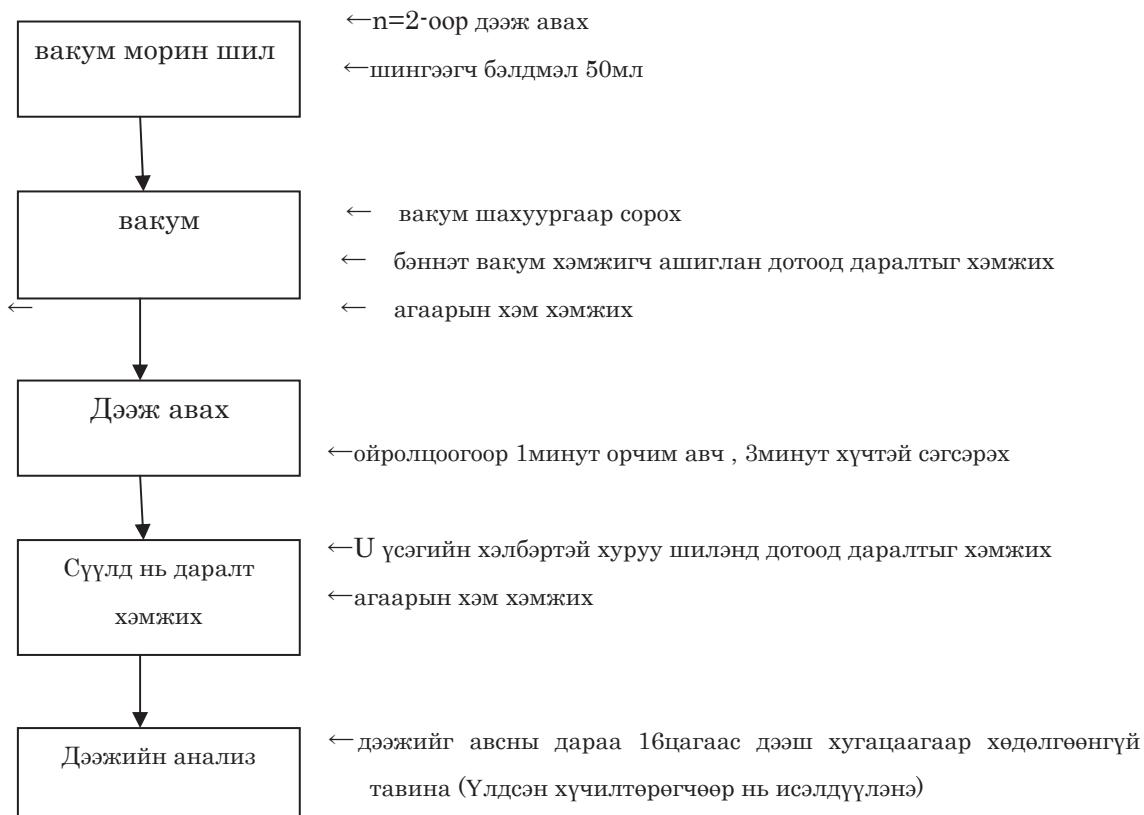


<Хэмжилтийн дараа>



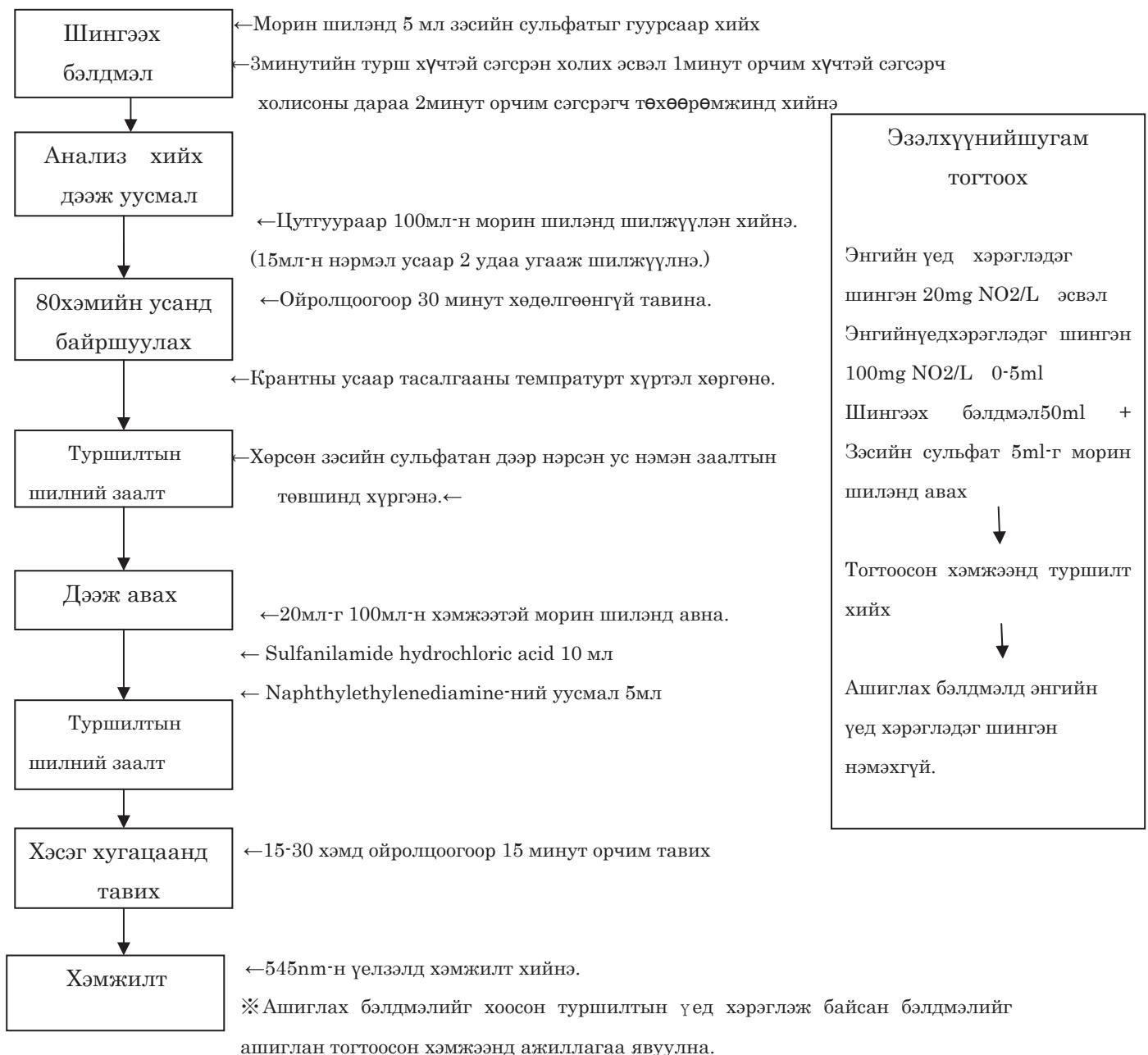
Хэмжилтийн өмнөх буюу дараахь үеийн цаасан филтерийн хүндийн жин болон ялгааг тэмдэглэх.

Хаягдал газанд агуулагдах азотын исэлд анализ хийх арга(JIS K 0104)
 Naphthylethylenediamine (visible) absorption spectrophotometry method (NEDA -н арга)



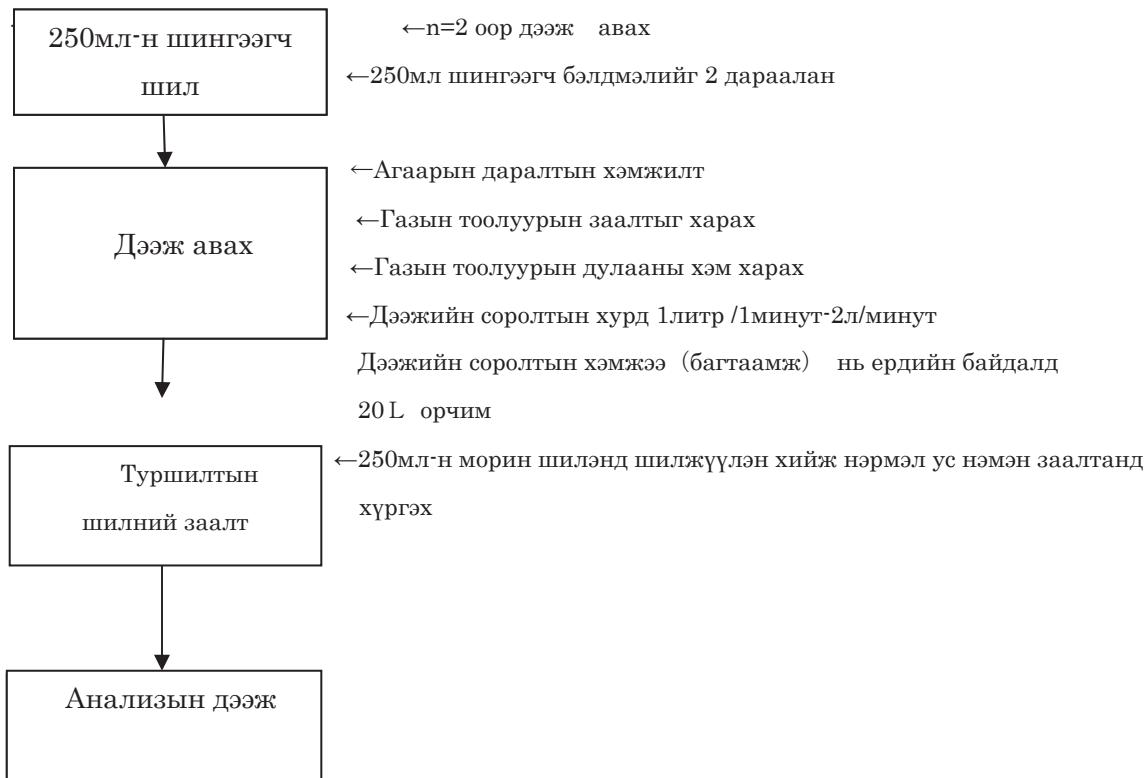
Хаягдал газанд агуулагдах азотын исэлд анализ хийх арга(JIS K 0104)

Naphthylethylenediamine (visible) absorption spectrophotometry method (NEDA -н арга)



Хаягдал газанд агуулагдах хүхэрийн исэлд анализ хийх арга(JIS K 0103)

Тундас үүсгэх замаар тодорхойлох арга (arsenazo III-н арга)

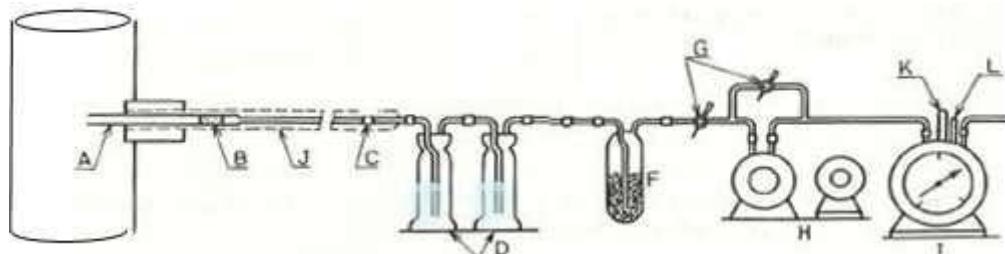


SOx Analysis for Stack Monitoring

Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

1. Outline of H₂S gas Analysis for Stack Monitoring

1.1 Gas Sampling



1.2 Analysis method

Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)



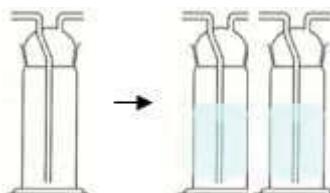
2. Preparation

2.1 Absorbing Solution

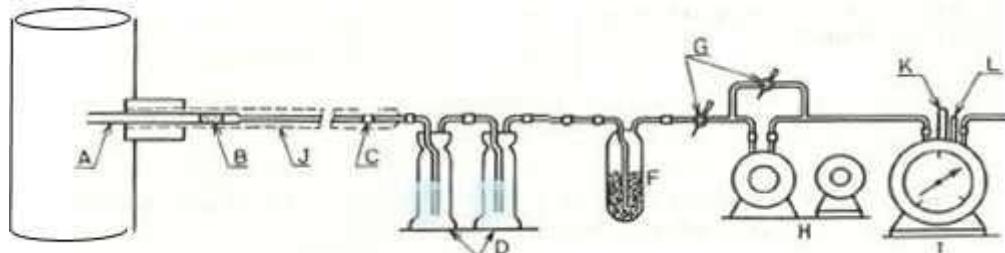
Reagent

1. H₂O₂ (Hydrogen Peroxide) 30% 30ml
2. Deionized water 270ml

Put respectively 50 ml Absorbing solution into 250 ml impingers. Prepare 2 bottles.



3. Gas Sample Collection at Site (Stack)



Leak check test must be done before starting of gas sampling

Gas Sampling Flow rate: around 1 l/min

Total sampling gas volume: around 20 liters

SOx Analysis for Stack Monitoring

Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

4. Analysis by Titrimetry

4.1 Preparation

Reagent

1. Deionized water
2. H₂SO₄ 0.05 mol/L (Sulfuric acid) 500ml bottle
3. Arsenazo III
4. Ba(OCOCH₃)₂ (Barium acetate) 500g bottle
5. Pb(OCOCH₃)₂ · 3H₂O (Lead acetate trihydrate) 500g bottle
6. CH₃COOH (Acetic acid) 500ml bottle
7. 2-propanol 500ml bottle
8. C₂H₅OH (Ethanol 95) 500ml bottle
- Стандартчилал тогтоох уусмал-----
9. Bromophenol blue
10. NaCO₃ (Sodium carbonate / anhydrous)

4.1.1 Preparation of 2 mmol/L H₂SO₄



+ Deionized water →

25 дахин
шингэрүүлэх



Fill the flask up to
500 ml gauge line

Хэрэглэх уусмалын тухайд 「H₂SO₄ 0.05 mol/L」 урьдчилан Factor-г нь тодорхой болгохгүй бол болохгүй. Энэ удаад худалдаалагдаж буй зүйл болохоор ямар Factor-той болох нь тодорхой зүйлийг хэрэглэх учраас Factor-г нягтлах ажиллагаа хэрэггүй.
<Factor-г тодорхойлох тохиолдолд стандартчилал тогтоохын тулд дараах уусмалуудыг ашиглана>

① Bromophenol blue ② NaCO₃ (Sodium carbonate / anhydrous)

Стандарт тогтоох аргачлалыг JIS K0103-н р.905-хуудаст бичсэн байгаа.

4.1.2 Preparation of Arsenazo III Solution

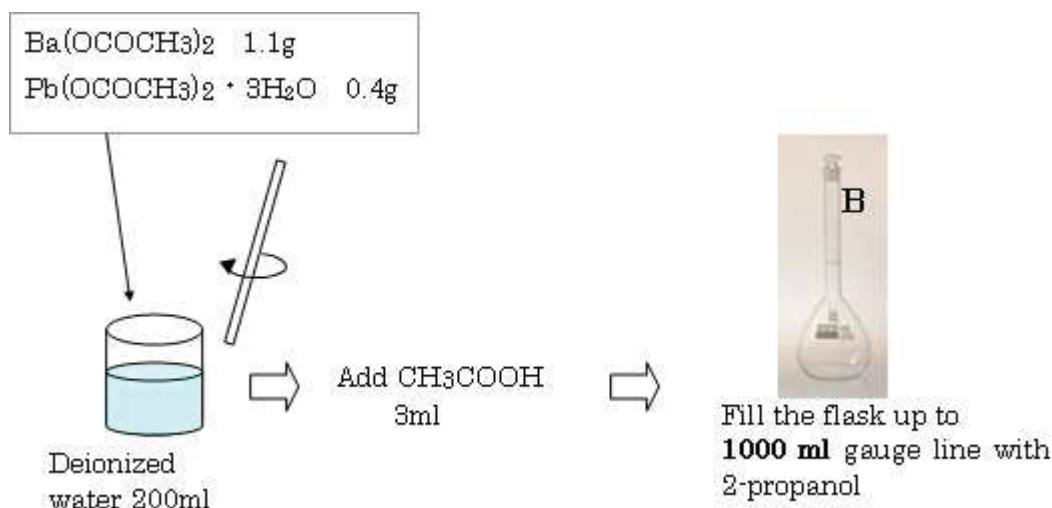
Arsenazo III 0.2g-г микро жинлүүрээр хэмжин авч, Deionized water 100ml-г нэмж сайтар сэгсэрч холино. Уусгасаны дараа хүрэн өнгийн шилэн саванд хийж хадгална. Хадгалах

SOx Analysis for Stack Monitoring

Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

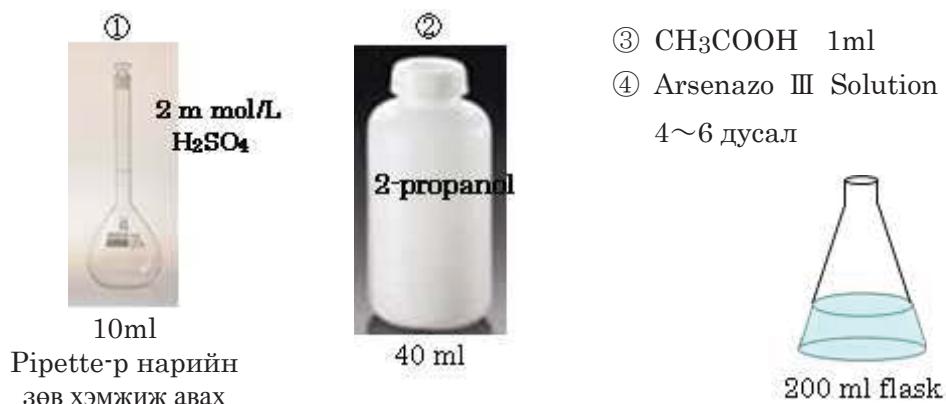
хугацаа 1 сар.

4.1.3 Preparation of 5 m mol/L Barium Acetate Solution



Бэлдсэн 「Barium Acetate」 -н уусмалын агууламжийг дараах дараах пепитикээр хэмжиж гаргана.

-----①~④-г бэлдэж 200ml Flask-т хийх. -----



<Titration-p B (Barium Acetate) -н агууламжийг тодорхойлох.

5ml-н Micro bullet-г ашиглана.

Уусмалын цэнхэр өнгийг 1 минутын хугацаанд ажиглана.

В-н орсон хэмжээг унших.

Дараах томъёогоор F-г тодорхойлно.

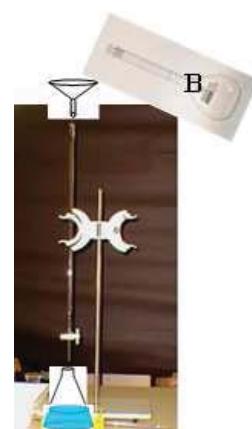
$$F = \frac{10 \times f}{a} \times \frac{2}{5}$$

Where;

F ; 5 m mol/L Barium Acetate-н Factor

f ; 2 m mol/L H₂SO₄-н Factor

a ; Пепитикээр хийсэн В-н хэмжээ (ml)



SOx Analysis for Stack Monitoring

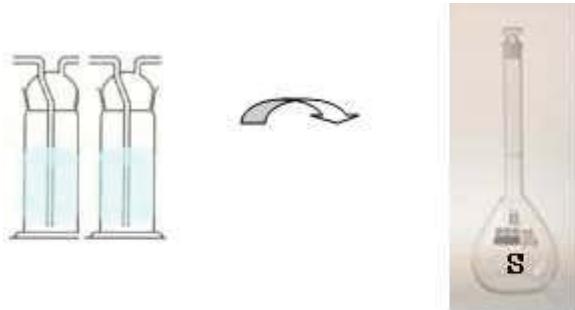
Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

4.2 Determination of the Sample Concentration

4.2.1 Sample Conditioning

Бэлдсэн дээжээ 250ml Flask-т шилжүүлэн хийнэ.

Ионжуулсан усаар угааж үлдэгдэл уусмалыг бүгдийг нь шилжүүлэн хийнэ.



Fill the flask up to 250 ml gauge line
with deionized water

-----Дараах 4 уусмалыг 200ml Flask-т хийнэ. -----



Дээж 10ml



40 ml

- ③ CH₃COOH 1ml
④ Arsenazo III Solution
4~6 дусал



200 ml flask

-----Дээжийг Barium Acetate Solution(B)-р дусал дуслаар хийх. -----

Уусмалын цэнхэр өнгийг 1 минутын хугацаанд ажиглана.

B-н хэрэглэсэн хэмжээг уншиж тэмдэглэнэ.

(a ml болгох.)



SOx Analysis for Stack Monitoring

Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

-----Blank-г Barium Acetate Solution (B) -р пепиткээр хийнэ.-----

(Шингээгч уусмалд орсон байх магадлалтай өчүүхэн хэмжээний SOx-н агууламжийг хэмжих.)

Шингээгч уусмал (Absorbing Solution)

100ml-г 250ml Flask-д хийн ионжуулсан усаар шингэрүүлнэ.



Fill the flask up to 250 ml gauge line
with deionized water

-----Дараах 4 уусмалыг 200ml Flask-т хийнэ. -----



③ CH₃COOH 1ml
④ Arsenazo III Solution
4~6 дусал



Микро пепитка ашиглан шингэний цэнхэр өнгийг 1 минутын хугацаанд ажиглана.

B-н хэрэглэсэн хэмжээг уншиж, тэмдэглэнэ.

(b ml болгох)



Энэхүү хаягдал уусмалд хар тугалга болон хүнцэл агуулагдаж буй тул устгал хийхдээ анхаарах хэрэгтэй.

SOx Analysis for Stack Monitoring

Measurement method; Precipitation Titrimetry (Arsenazo III)

5. Дээжийн агууламжийн тооцоо

Дээжинд агуулагдах SOx(Sulfur Oxides)-н эзэлэхүүн(Volppm)-г дараах томъёогоор тооцоолж гаргана.

$$C_V = \frac{0.112 \times (a - b) \times F \times 250 / 10}{V_s} \times 1000 \text{ (Volppm)}$$

Хэрвээ SOx-г SO₂-р тооцож, мөн түүнийг жингээр илэрхийлэх тохиолдолд дараах томъёог ашиглана.

$$C_W = \frac{0.320 \times (a - b) \times F \times 250 / 10}{V_s} \times 1000 \text{ (mg/m}^3\text{ N)}$$

Where;

C_V : Дээжинд агуулагдах SOx-н эзэлэхүүн(Volppm)

C_W : Дээжинд агуулагдах SOx-г SO₂-р илэрхийлэх үеийн масс (mg/m³ N)

a ; Дээжинд ашигласан 5 m mol/L Barium Acetate-н хэмжээ (ml)

b ; Blank-г хийхэд ашигласан 5 m mol/L Barium Acetate-н хэмжээ (ml)

F ; 5 m mol/L Barium Acetate-н Factor

V_s; Дээж хийн эзэлэхүүн (Хэвийн нөхцөл рүү шилжүүлсэний дараах) (L_N)

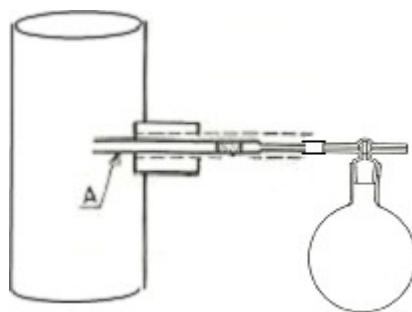
0.112 ; 5 m mol/L Barium Acetate-т тохирох SOx-н Хэвийн нөхцөл дэх эзэлэхүүн (ml)

0.320 ; 5 m mol/L Barium Acetate-т тохирох SO₂-н бодит масс.(mg)

1. Outline of NOx gas Analysis for Stack Monitoring

1.1 Gas Sampling

Вакуум шилэн савыг ашиглан хаягдал утаанаас дээж авна.



1.2 Analysis Method

NEDA (Naphthyl ethylenediamine absorptiometry) by Absorption Spectrometer

Дээжилж авсан хаягдал утаан дахь NOx-ийн агууламжийг фото спектрометр ашиглан хэмжинэ.



2. Preparation

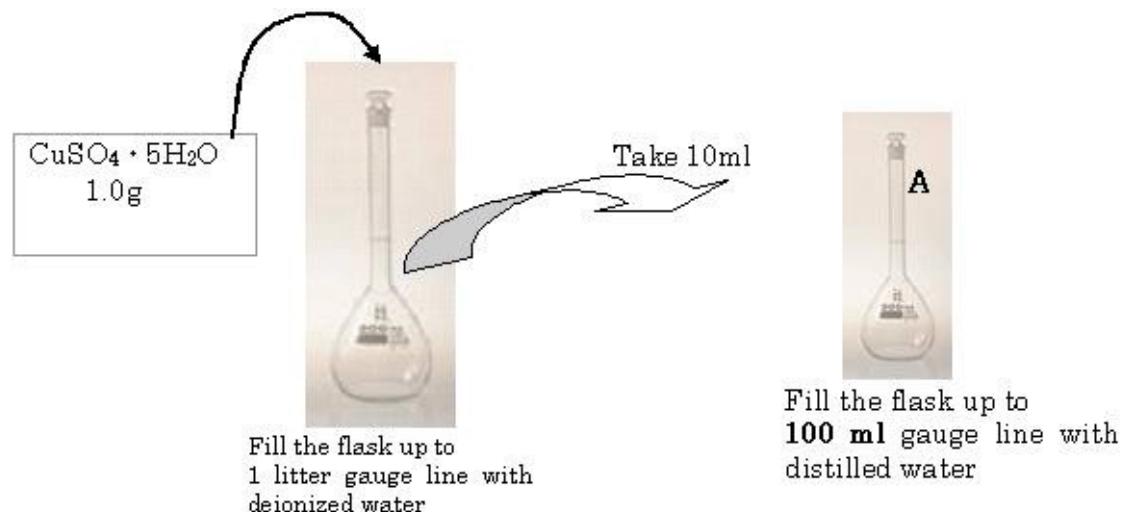
2.1 Absorbing Solution

Хаягдал утаан дахь NOx-ийг шингээх 2 төрлийн уусмал (А болон В) бэлдэнэ.

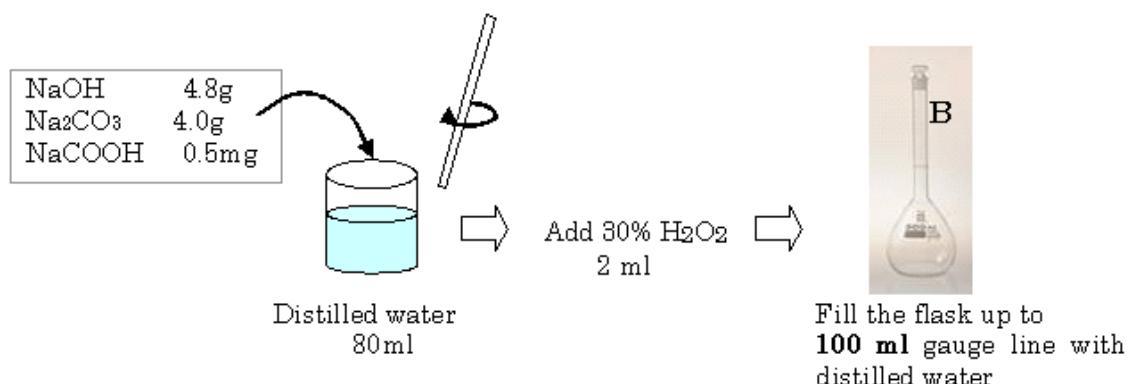
Reagent

1. CuSO ₄ · 5H ₂ O	(Copper Sulfate Pentahydrate)	500g bottle
2. NaOH	(Sodium Hydroxide)	500g bottle
3. Na ₂ CO ₃	(Sodium Carbonate)	500g bottle
4. NaCOOH	(Sodium Formate)	500g bottle

< A solution >



< B solution >



2.2 Sufanilamide HCl Solution

200мл-ийн шилэн саванд 50 мл нэрмэл ус хийн, 1,0 г Sufanilamide-ийг уусгана. Улмаар 112 мл давсны хүчил нэмсний дараа зураас хүртэл нэрмэл ус нэмнэ.

2.3 Naphthylethylenediamine Solution

N-1-naphthylethylenediamine dihydrochloride 0.1г-ийг 100 мл нэрмэл уусанд уусгана.

2.4 NO₂⁻ Standard Solution (100mg NO₂⁻/L)

1000 мг NO₂⁻/L стандарт уусмал (500мл-ийн шил)-аас 10 мл-ийг аван, 100 мл-ийн шилэн саванд хийн, зураас хүртэл нэрмэл ус нэмнэ.

2.5 Gas Sampling Flask

Хаягдал хийн дээж авахад вакуум шилэн сав (1.2 л-ийн багтаамжтай)-ыг ашиглана. Насосоор шилэн саван дахь агаарыг сорж аван, вакуумжуулан бэлдэж, хэмжилтийн талбай руу авч явах. (Энэ аргачлалд шилэн саванд урьдчилан гэрэл шингээлтийн бодис хийх шаардлагагүй.)

2.5.1 Шилэн савыг вакуумжуулах

Хамгийн багадаа 2 вакуум шилэн сав бэлтгэнэ. Жижиг оврын насос ашиглан шилэн савыг агааргүй болгоно. Тагтай болгоомжтой харьцах.



2.5.2 Шилэн савны дотор даралт, орчны температурыг хэмжих

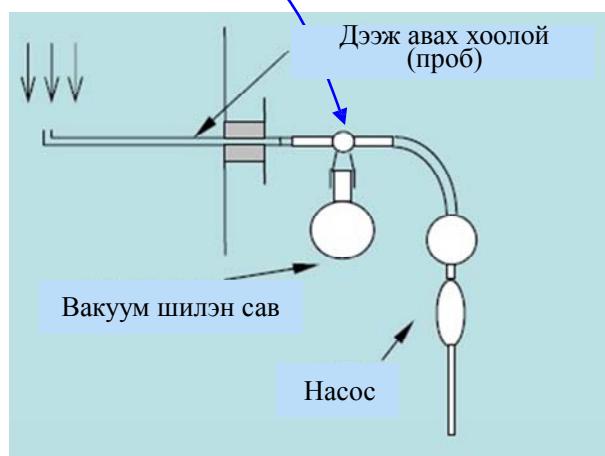
Даралт хэмжигч болон температур хэмжигч ашиглан, вакуумжуулсан шилэн савны дотор даралт (дээж авахаас өмнөх): P_f (kPa), болон орчны температур (дээж авахаас өмнөх): T_f ($^{\circ}\text{C}$)-ийг тэмдэглэж авна. Вакуум шилэн сав тус бүрийг хэмжин тэмдэглэж авна.



3. Gas Sample Collection at Monitoring Site

Шилэн саван дахь вакуум орчныг ашиглан, дараах дарааллын дагуу хоолой дахь хаягдал утааг богино хугацаанд шилэн саванд соруулан, дээж авна (хэмжилтийн талбай дахь ажил).

- 1) Зургийн дагуу дээж авах төхөөрөмжийг хоолойд суурьлуулна. Дээж авах төхөөрөмжинд хийн алдагдал байж болохгүй. Дээжний тоо (шилэн савны тоо) нь 2-оос дээш байх.
- 2) Гар насосоор дээж авах хоолой болон вакуумжуулсан шилэн савны холбогдсон хэсгийг хаягдал утаагаар солино. (Вакуумжуулсан шилэн савны дээд талын таглааны чиглэлийг анхаарах)
- 3) Тагыг тохируулан, вакуумж шилэн саванд хаягдал утааг соруулна.



- 4) Дээж авсны дараа 2.5.2-т бичсэндийг дагуу шилэн савны дотор даралт болон орчны температурыг хэмжин тэмдэглэнэ.

Шилэн саван дахь дотоод даралт (дээж авсаны дараа): P_f (kPa), орчны температур (дээж авсаны дараа): T_f ($^{\circ}\text{C}$)-ийг вакуумжуулсан шилэн сав тус бүрээр тэмдэглэнэ.

- 5) 100 мл-ийн шприцэд А уусмалаас 5 мл, В уусмалаас 50 мл-ийг хийнэ. Шприцэнд агаар үлдээхгүй байх.
(Шүлтлэг уусмалаас гараа хамгаалахын тулд резинэн бээлий өмсөнө.)
- 6) Хаягдал утааг вакуум шилэн саванд дээж авангутаа (5 минутын дотор), (зургийн дагуу) шприцийг вакуум шилэн саванд холбон, уусмалыг вакуум шилэн саванд хийнэ. (Тагны чиглэлийг анхаарах)



(Энэ ажиллагааг хэмжилтийн талбайд хийнэ.)

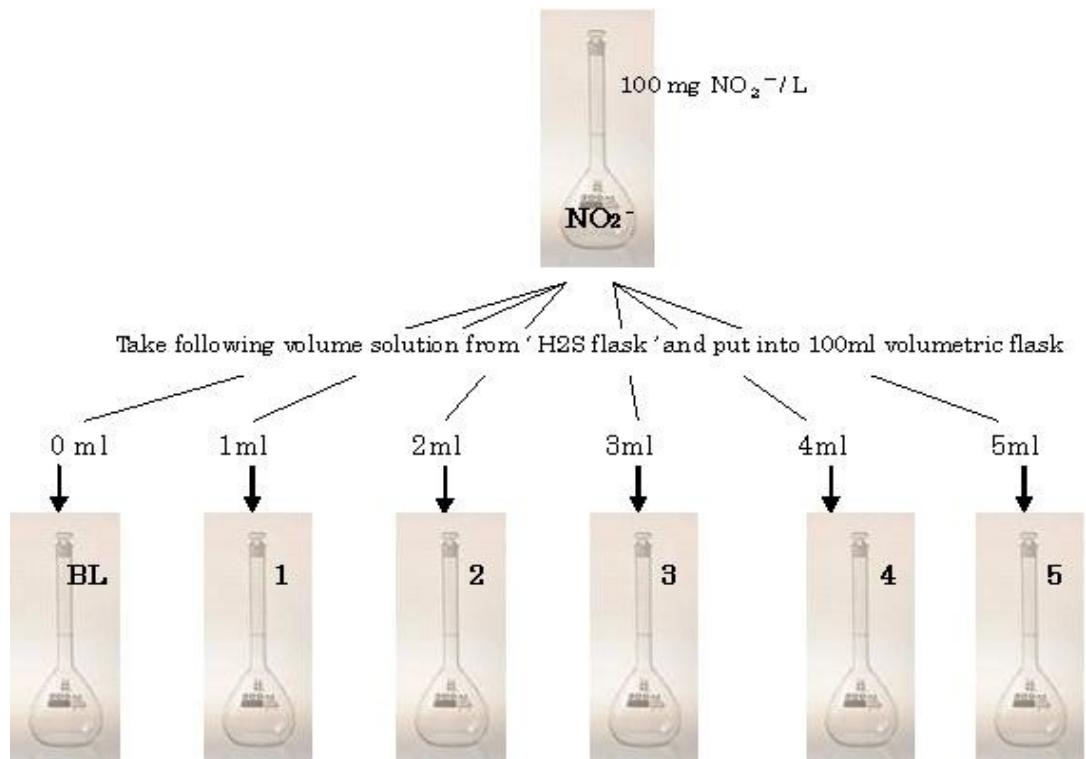
Шахаж дуусангуут шприцийг салган шууд тагыг таглана. 

- 7) Хоёр гараараа шилэн саваа барин, тэр даруйдаа 3 минутийн турш шилэн савыг хүчтэй сэгсэрнэ. Ингээд хаягдал утаан дахь NOx нь шингээлтийн уусмалд шингэнэ. Хэмжилтийн талбай дахь ажиллагаа дуусна.

4. Analysis by Absorption Spectrophotometer

4.1 Preparation of Making a New Standard Curve for NOx Analysis

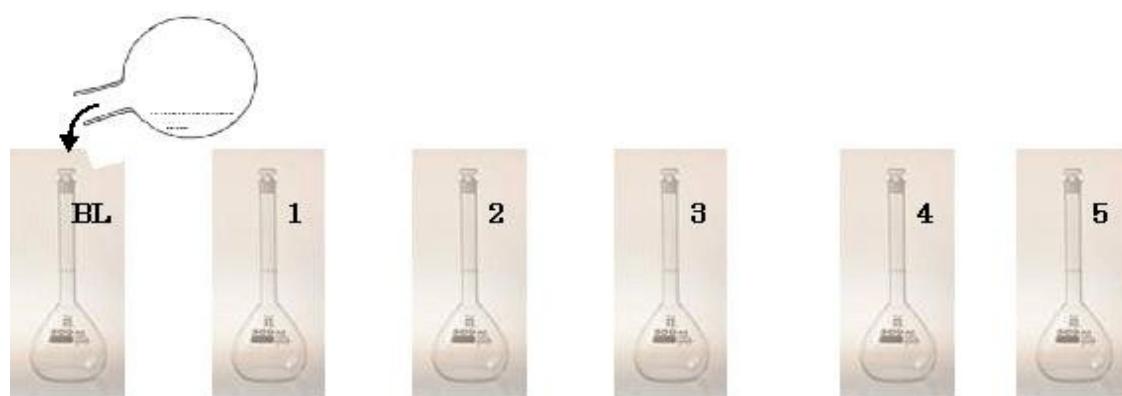
2.4-ийн дагуу бэлтгэсэн NO_2^- Standard Solution (100мг NO_2^-/L) ийн шилэн савнаас 1 ~5 мл-ыг дэс дараатайгаар аван, 100мл-ийн шилэн саванд хийнэ.



Цэвэрлэсэн 6 ширхэг шилэн колб бэлдэнэ. Тус бүрд (хаягдал утгаа биш өрөөний агаартай) §3-ийн 5), 6), 7) үйлдлийг хийнэ.

Түүний дараа 6 шилэн колб дахь уусмал тус бүрийг 「0~5」 дугаарын 100мл-ийн шилэн колб руу бүгдийг шилжүүлнэ.

Шилжүүлсэний дараа улмаар вакуум шилэн савыг ойролцоогоор 15мл-ийн усаар 2 удаа зайлан угаана. Энэ угаасан шингэнээ мөн 100 мл-ийн шилэн саванд шилжүүлнэ. (Бүх вакуум шилэн савыг угаан шилжүүлэх.)



4.2 Дээжийг солих

§ 3-ийн 7) хүртэлх ажиллагаагаар хэмжилтийн талбай дээр авсан дээжийн хувьд ч дээрх ажиллагатай адилаар 100 мл-ийн шилэн саванд шилжүүлнэ.



4.3 Дээжийг халаах болон хөргөх

Халуун хадгалагчид ус хийн, тохируулгыг 80°C-т тохируулна.

4.1, 4.2-оор бэлтгэсэн 「Blank, 1~5, дээж」-ийн бүх шилэн савны тагыг нээн тэдгээрийг 80°C-ийн халуун усанд хийн, 30 минут байлгана. (Хий ихээр гадагшлана).

30 минутын дараа халуун хадгалагчаас гарган шилэн савны гаднаас крантны хүйтэн ус гоожуулан шилэн савны темпертурыг бууруулна.

Тасалгааны хэм хүртэл буурсаны дараа зураас хүртэл нэрмэл ус хийнэ. Дараа нь таглан бага зэрэг сэгсэрнэ. Үүнийгээ дүн шинжилгээний дээж уусмал болгон ашиглана.



5. Өнгө орох/гэрэл шингээх эрчим хэмжих

100 мл-ийн 8 шинэ шилэн сав бэлдэнэ.

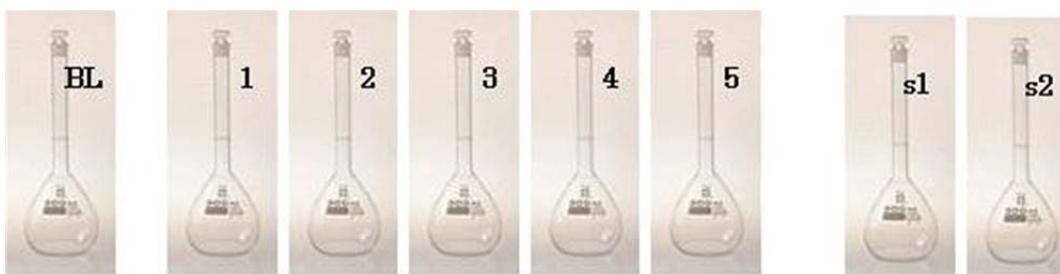
Халаасан эсвэл хөргөсөн дүн шинжилгээний дээж уусмалаас тус бүр 20 мл-ийг аван, 100 мл-ийн шинэ шилэн саванд шилжүүлнэ.

Улмаар дараах уусмалыг шилэн сав тус бүрт нэмнэ.

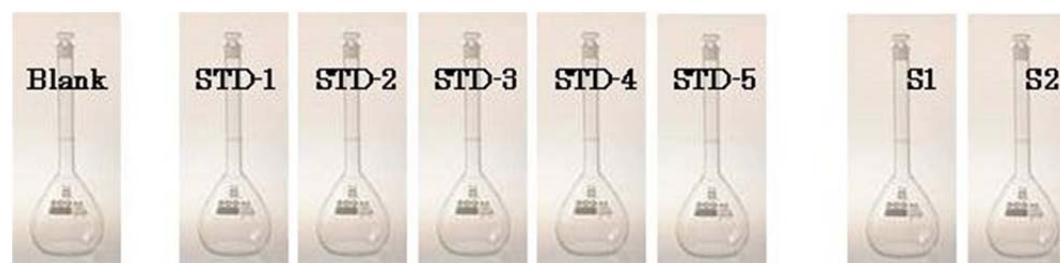
- ① 2.2 - т хийсэн Sufanilamide HCl Solution-ийг 10 мл
- ② 2.3-т хийсэн Naphthylethylenediamine Solution-ийг 5 мл

Түүнийхээ дараа нэрмэл усыг зураас хүртэл нэмэн, таглан сайтар сэгсэрнэ. Улмаар тасалгааны хэм ($15 \sim 30^{\circ}\text{C}$)-д ойролцоогоор 15 минут байлган, гэрэл шингээлтийн эрчим хэмжигч (долгионы урт **545 нм**)-ээр гэрлийн шингээх эрчмийг хэмжинэ.

Халаасан, хөргөсөн дээж



Гэрэл шингээх эрчим хэмжигчээр дүн шинжилгээ хийх дээж



6. Determination of the sample concentration

Хаягдал утааны дээжийн эзлэхүүн болон шингээгч бодисонд шингэсэн NO₂-ийн массаар хаягдал утаан дахь азотын ислүүдийн агууламжийг тооцоолж болно.

6.1 Хаягдал утааны дээжний эзлэхүүнийг тооцоолон гаргах

Хуурай хийн эзлэхүүн (Dry gas volume)-ийг дараах томъёогоор тооцоолно.

$$V_{SD} = V_a \times \frac{273.15}{101.32} \times \left[\frac{P_f - P_{nf}}{273.15 + t_f} - \frac{P_i}{273.15 + t_i} \right] \quad (\text{ml})$$

Where,

V_{SD} ; Хуурай хийн эзлэхүүн (мл)

V_a ; Вакуум шилэн савын эзлэхүүн (мл) (шилэн сав тус бүрийн гадна бичигдсэн хэмжээс)

P_f ; Дээж хийг авсаны дараа хэмжсэн вакуум шилэн савны дотор даралт (кPa)

P_{nf} ; t_f °C-ийн ханасан усны уурын даралт (кPa)

P_i ; Дээж хийг авахаас өмнө хэмжсэн вакуум шилэн савны дотор даралт (кPa)

t_i ; P_i -ийг хэмжсэн үеийн орчны агаарын хэм (°C)

t_f ; P_f -ийг хэмжсэн үеийн орчны агаарын хэм (°C)

6.2 Хаягдал утаан дахь азотын ислүүдийн агууламж (Хуурай хийн дэх агууламж)

$$C_V = \frac{0.487 \times V}{V_{SD}} \times \frac{100}{20} \times 10^6 \quad (\text{volppm})$$

$$C_W = \frac{V}{V_{SD}} \times \frac{100}{20} \times 10^6 \quad (\text{mg/m}^3)$$

Where,

C_V ; Дээж хийн дэх азотын ислүүдийн эзлэхүүний агууламж (volppm)

C_W ; Дээж хийн дэх азотын ислүүдийн массын агууламж (mg/m³)

V ; Дээжийн гэрэл шингээх эрчимд дун шинжилгээ хийсэн дүн. Дүн шинжилгээний муруйгаас тооцоолсон азотын давхар ислийн масс (мг)

20 ; Дүн шинжилгээний дээжийн усмалын хэмжээ (мл)

0.487 ; Азотын давхар исэл 1мг-тай тэнцэх азотын давхар ислийн эзлэхүүн (мл)

Хавсралт2.2-2 Сорыцын цэг суурилагдсан УХЗ ны жагсаалт

Сорьцийн цэг суурьлагдсан зуух (1 дэх жил) Нийт 20 газар

NO.	Owners / Users / Location	Country	Type	Capacity MW	Stack Type	Latitude	Longitude
1	#113 Secondary School / Bayangol Dist.	Mongolia	MDZ-0.25	0.25	Steel Pipe	47.92609	106.86626
2	#46 School / Bayangol Dist., West Side of Mongol TV	China	KCR-300	0.7	Steel Pipe	47.930738	106.887426
3	Mental Hospital / Bayanzurkh Dist.	Mongolia	BZUI-100	0.85	Steel Pipe	47.932038	107.011396
4	Mental Hospital / Bayanzurkh Dist.	Mongolia	HP-18-27	0.2	Steel Pipe	47.932133	107.01125
5	Auto Hall / Bayanzurkh Dist.	Mongolia	HP25J	Unknown	Steel Pipe	47.92476	106.98843
6	EcoHangul / #92 Secondary School / Bayanzurkh Dist.	Mongolia	MDZ-063	0.63	Steel Pipe	47.918456	106.997397
7	Tushigtkhougei LLC /#41 Secondary School /	Hungary	Carborobot 300	0.3	Steel Pipe	47.870604	106.81838
8	Tushigtkhougei LLC /#41 Secondary School /	Russia	MUHT	0.7	Brick	47.870607	106.818434
9	RVR / #10 Secondary School	Mongolia	MWB	1	Brick	47.752037	106.564608
10	#104 School / Songino Khairhan Dist.	China	WWGS-0.35	0.35	Concrete	47.967374	106.830493
11	"Erdenesuvraga"Co. Ltd. / #39 School	China	DZL 1.4	1.4	Steel Pipe	47.935861	106.906011
12	Rescue Force Residence / Songino Khairhan Dist.	Mongolia	HP-30J	0.18	Steel Pipe	47.91349	106.74569
13	Bosa Shopping Center, etc. / Bayanzurkh Dist.	Mongolia	RJG-18	Unknown	Steel Pipe	47.90828	107.01172
14	Tavan gan / Building of rental rooms, Pasta Production Factory / Bayanzurkh Dist.	China	CLSG25	0.25	Steel Pipe	47.91621	106.99145
15	MCS Tiger beer	China	DZL 4	4	Steel Pipe	47.9057	107.02302
16	Coca Cola	China	DZL 6	6	Steel Pipe	47.907511	107.022238
17	Burd Center / Shukhbaatar Dist	China	LSG-0.20	0.2	Steel Pipe	47.93979	106.91727
18	#71 School / Shukhbaatar Dist.	China	CWNG-0.35	0.35	Concrete	47.99778	106.97011
19	#106 School / Songino Khairhan Dist.	Mongolia	Thermochlor-0.3	0.35	Concrete	47.91985	106.75085
20	Tenger Sudar LLC / Shukhbaatar Dist.	Mongolia	Hand Made	Unknown	Steel Pipe	47.968222	106.930212

Сорьцийн цэг суурьлагдсан зуух (2 дэх жил) Нийт 35 газар

Report Name	Boiler House				НОВ				
	No	Name	District	Khoroo	No	Model	Country	Installed Year	Capacity (kW)
58-р сургууль	81	58-р сургуулийн халаалтын зуух	СҮХБААТАР	15-р хороо	1	МУХТ	МОНГОЛ	2011	810
					2	МУХТ	МОНГОЛ	2011	810
61-р сургууль 1	51	61-р сургуулийн халаалтын зуух	ЧИНГЭЛТЭЙ	12-р хороо	1	Китурами	Солонгос	2011	350
61-р сургууль 2					2	Китурами	Солонгос	2011	350
76-р сургууль	95	76-р сургуулийн халаалтын зуухны газар	СОНГИНОХАЙРХАН	9-р хороо	1	БЗУИ-100А	МОНГОЛ	2010	810
					2	БЗУИ-100А	МОНГОЛ	2010	810
					3	ЭКО-500	МОНГОЛ	2007	500
					4	ЭКО-500	МОНГОЛ	2007	500
79-р сургууль	23	79-р сургуулийн (бага) халаалтын зуухны зуух	БАЯНЗҮРХ	9-р хороо	1	CARBOROBOT	УНГАР	2010	180
102-р сургууль 1	20	102-р сургуулийн халаалтын зуух	БАЯНЗҮРХ	21-р хороо	1	MDZ	МОНГОЛ	2007	250
					2	MDZ	МОНГОЛ	2007	250
117-р сургууль	41	117-р сургуулийн халаалтын зуух	ЧИНГЭЛТЭЙ	18-р хороо	1	НР-30Ж	МОНГОЛ	2009	244
118-р сургууль		118-р сургууль	ХАНУУЛ		1	CARBOROBOT	УНГАР	2011	
					2	CARBOROBOT	УНГАР	2011	
Онцгой байдл 1	99	Аврах тусгай ангийн халаалтын зуухны газар	СОНГИНОХАЙРХАН	21-р хороо	1	CLSG	БНХАУ	2006	300-400
Гэгээ хотхон	33	Гэгээ хотхоны халаалтын зуух	БАЯНЗҮРХ	5-р хороо	1	MDZ	МОНГОЛ УЛС, МОНДУЛААН Т РЕЙЛ ХХК	2007	250
59-р сургууль	56	59-р сургуулийн халаалтын зуух	ХАНУУЛ	14-р хороо	1	MDZ	МОНГОЛ	2006	63
					2	MDZ	МОНГОЛ	2006	63
Төмөр зам ПДМС	37	Амгалан дахь УБТЗ Хангах баазын халаалтын зуух	БАЯНЗҮРХ		1	НР-18-54	МОНГОЛ	2007	500
					2	НР-18-54	МОНГОЛ	2007	500
					3	НР-18-54	МОНГОЛ	2007	500
Тушигт хангай 1	61	41-р сургуулийн халаалтын зуух	ХАНУУЛ	5-р хороо	1	МУХТ-1,2	МОНГОЛ	2010	1200
					2	КВ3-06	ОХУ	2009	600
Хаан Банк									
Тушигт хангай Хонхор	18	Тушигтхангай ХХК 88-р сургуулийн Усан халаалтын /30-р/ зуух	БАЯНЗҮРХ	11-р хороо	1	КВ3-06	ОХУ	2007	600
					2	КВ3-06	ОХУ	2007	600
Хүүхдийн эмнэлэг	69	Нэгдсэн эмнэлэг	ХАНУУЛ	4-р хороо	1	Карборобот	УНГАР	2009	300
					2	Карборобот	УНГАР	2009	300
					3	Карборобот	УНГАР	2009	300
Хүчтэй шонхор	50	Хүчтэй шонхор ХХК-ий халаалтын зуух	ЧИНГЭЛТЭЙ	11-р хороо	1	МОНДУЛААН	Монгол	2005	300
					2	МОНДУЛААН	МОНГОЛ	2005	300
Их засаг 1	21	ИЗИС-ийн халаалтын зуух	БАЯНЗҮРХ	4-р хороо	1	DZL 700	БНХАУ	2011	700
Их засаг 2					2	DZL 1400	БНХАУ	2006	1400
					3	CLSG-0,24	БНХАУ	2004	240
Экологийн хүрээлэн	83	Дулааны хүрээлэн ШУТИС	СҮХБААТАР	16-р хороо	1	ДТХ-0,3	МОНГОЛ	2007	350
60-р сургууль 1	60	Тушигт хангай ХХК-ий УХ-ын 60-р сургуулийн зуух	ХАНУУЛ	7-р хороо	6	МУХТ-1,2	МОНГОЛ	2010	1200
Хоёулаа хүү	4	Жанжин клубын халаалтын зуухны газар /10-р зуух/	БАЯНЗҮРХ	12-р хороо	1	Карборобот 140	УНГАР	2006	140
					2	НР-18/54	МОНГОЛ	2001	400-500
60-р сургууль 2	60	Тушигт хангай ХХК-ий УХ-ын 60-р сургуулийн зуух	ХАНУУЛ	7-р хороо	6	МУХТ-1,2	МОНГОЛ	2010	1200
Онцгой байдал 2	99	Аврах тусгай ангийн халаалтын зуухны газар	СОНГИНОХАЙРХАН	21-р хороо	1	CLSG	БНХАУ	2006	300-400
102-р сургууль 2	20	102-р сургуулийн халаалтын зуух	БАЯНЗҮРХ	21-р хороо	1	MDZ	МОНГОЛ	2007	250
					2	MDZ	МОНГОЛ	2007	250
105-р сургууль	103	105-р сургуулийн халаалтын зуухны газар	СОНГИНОХАЙРХАН	11-р хороо	1	VIADRUS-VSB15	МОНГОЛ	2006	390
					2	VIADRUS-VSB15	МОНГОЛ	2006	390
					3	VIADRUS-VSB15	МОНГОЛ	2006	390
					4	VIADRUS-VSB15	МОНГОЛ	2006	390
Жасмин		Оргихийн булаг ХХК	СҮХБААТАР	14-р хороо					
85-р сургууль	19	Тушигтхангай ХХК 85-р сургуулийн Усан халаалтын / 23-р/ зуух	БАЯНЗҮРХ		1	МУХТ-1,2	МОНГОЛ	2008	1200
					2	КВ3-06	ОХУ	2007	600
Очир ундрас			СҮХБААТАР	12-р хороо		GZZZ			
Бөхөг	74	Бөхөг ХХК халаалтын зуухны газар	ХАНУУЛ	13-р хороо	1	CLSG	БНХАУ		920
УС-15	13	УС 15 халаалтын зуухны газар	БАЯНЗҮРХ	8-р хороо	1	БЗУИ-100	МОНГОЛ	1980	810
					2	БЗУИ-100	МОНГОЛ	1980	810
Авто төв			БАЯНЗҮРХ	19-р хороо		НР30ЖК	МОНГОЛ		244
104 – сургууль	96	104-р сургуулийн халаалтын зуух	СОНГИНОХАЙРХАН	21-р хороо	1	CMNG-0,35	БНХАУ	2007	400
63-р сургууль	68	ХУД-ийн 63-р тусгай сургуулийн халалтын зуух	ХАНУУЛ	4-р хороо	1	БНЭБ	МОНГОЛ	2007	250
Дорнын илч ХХК						МУХТ-0,07	МОНГОЛ		

Тайлбар : Утаа шүүгч төхөөрөмжийн оролт болон гаралт тус бүрт хэмжилт хийх зорилгоор 1 зууханд хэд хэдэн сорьцийн цэг суурьлуулсан тохиолдол байгаа.

Сорьцийн цэг суурьлуулалтын тайлан
測定孔設置の報告書



58-р сургууль

第58学校



61-р сургууль 1

第61学校①



61-р сургууль 1

第61学校②



76-р сургууль

第76学校



79-р сургууль

第79学校



102-р сургууль 1

第102学校①



117-р сургууль

第117学校



118-р сургууль

第118学校



Онцгой байдил 1

緊急災害対策本部①



Гэгээ хотхон

ペロン



59-р сургууль

第59学校



Төмөр зам ПДМС

鉄道修理場



Түшигт хангай 1

Tushig Khangai①



Хаан Банк

Khaan銀行



Түшигт хангай Хонхор
Tushig Khangaiホンホル地域



Хүүхдийн эмнэлэг
子供病院



Хүчин шонхор
バザール



Их засаг 1
Ikh zasag大学①



Их засаг 2
Ikh zasag大学②



Экологийн хүрээлэн
エコロジー研究所



60-р сургууль 1
第60学校①



Хоёулаа хүү
Khoyulaa khuu



60-р сургууль 2
第60学校②



Онцгой байдал 2
緊急災害対策本部②



102-р сургууль 2
第102学校②



105-р сургууль
第105学校



Жасмин
Jasmin



85-р сургууль
第85学校



Очир ундраа

Ochir Undraa



Бөхөг

Bukhug



УС-15

US-15



Авто төв

Auto Hall



104 – сургууль

第104学校



63-р сургууль

第63学校



Дорнын илч ХХК

Dorniin ilch有限会社

※ 全35箇所にて測定孔の設置を行いました。

Dorniin Ilch有限公司

2012年1月10日

Хавсралт2.2-3 Утааны хийний хэмжилтийн зориулалттай фланец сууринуулах ажлын даалгавар, сорьцын цэгний техникийн үзүүлэлт, фланецын схем зураг болон утааны хэмжилтийн зориулалттай фланец сууринуулах ажлын даалгавар

Утааны хийн хэмжилтийн зориулалттай фланец хийх ажиллагааны даалгавар

1. Утааны хэмжилтийн фланец хийх зорилго

Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланец хийх зорилго нь УБ хот орчмын УХЗ-аас гарч байгаа утааны бохирдуулагч бодисын агууламжийг хэмжих багажийг яндан руу шургуулах хэмжилтийн зориулалттай сорыцын цэг гаргахад оршино.

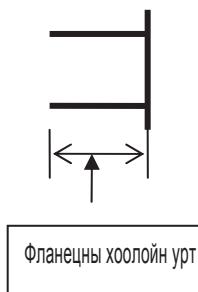
2. Гүйцэтгүүлэх агуулга

2.1 Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланец хийх

Гүйцэтгэгч нь утааны хэмжилтийн фланец хийж бэлтгэнэ.

(1) Хийх тоо ширхэг

24 ширхэг (Ангилал ; Фланжны урт 15см x 12ширхэг, 20см x 6ширхэг, 50см x 6ширхэг)



(2) Гэрээт хугацаа

Гэрээт өдрөөс ~2010 он 9 сар 3 өдөр

Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланецийг хийх

Гүйцэтгэгч нь хавсралтын зурганд үзүүлэх фланецийг хийж гүйцэтгэнэ.

Хийцийн агуулга

- ① Гадна диаметр нь 80~100мм- тэй төмөр трубааг 150~500мм-ээр таслана.
- ② Турбаны нэг талд нь, 5к тэгшилсэн трубаан гадна диаметрээр тааруулан фланец гагнаж өгнө.
- ③ Фланецны хэмжээгээр халуун паранит бэлтгэнэ.
- ④ Фланеций адил хэмжээ бүхий төмөр хавтан зүсэж тааруулан фланецны нүхтэй адил хэмжээнд нүхэлсэн таг хийнэ.
- ⑤ Фланжны боолтны нүхэнд таараах боолт (14~18ммф-ийн боолт) болон гайкнуудийг боолтны нүхний тоогоор бэлдэнэ.
- ⑥ Хавсралт зургийн дагуу угсарна.

(3) Хийх төлөвлөгөөний шийдэл

Гүйцэтгэгч нь доорхи зүйлсийг хамруулсан гүйцэтгэлийн төлөвлөгөөг гаргаж захиалагчид хүргүүлнэ.

- Гүйцэтгэлийн явцын хүснэгт
- Бүтээмжийн зохион байгуулалтын хүснэгт (Ажлын хэсгийн бүдүүвч • агуулга болон хариуцагч)
- Бусад хэрэгтэй гэсэн зүйл

(4) Ажил үүргийн хяналт

- Гүйцэтгэгч нь захиалагчтай холбоотойгоор ажлыг явуулна.

(5) Зардлын зохицуулалт

Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланж хийхэд шаардлагатай хүн хүч, материал, бусад зарцуулах материалын зардлыг гүйцэтгэгч тал бүрэн хариуцна.

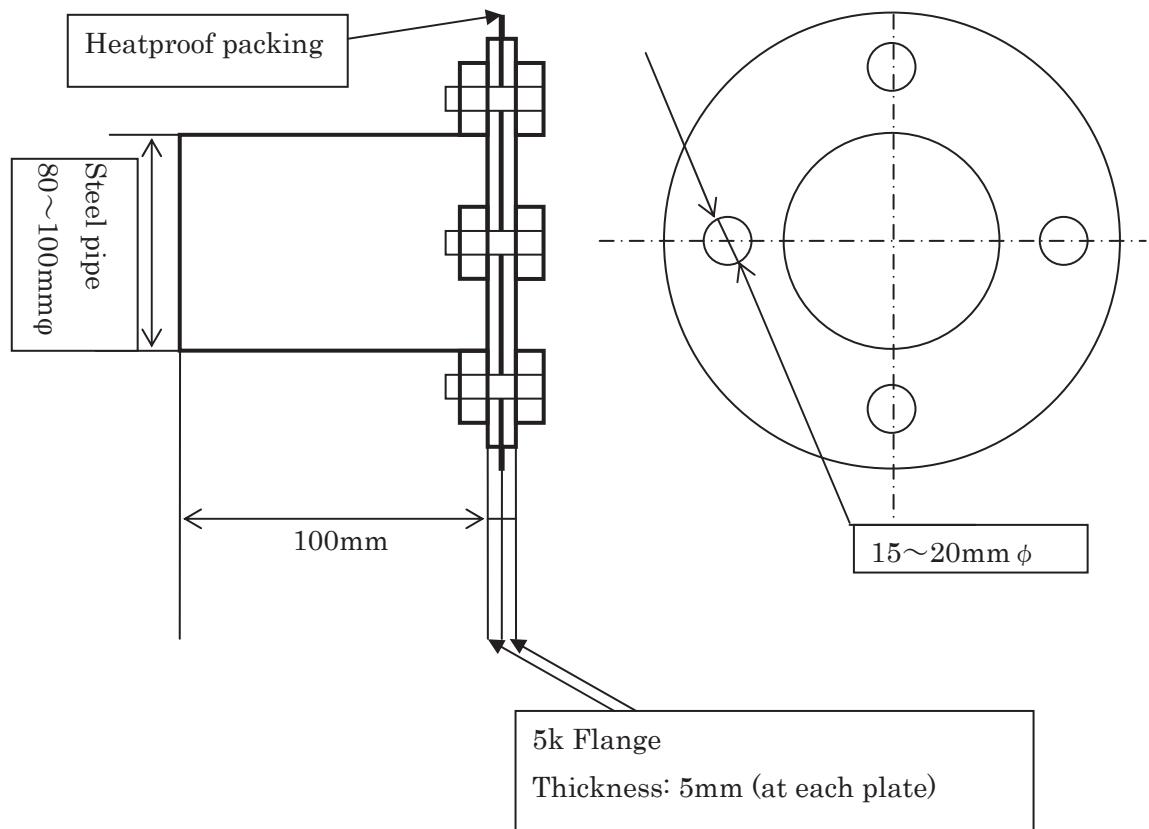
2.2 Эргэлзээ

Гүйцэтгэгч нь ажил гүйцэтгэлийн явцад эргэлзээ үүссэн тохиолдолд захиалагчтай зөвшилцний үндсэн дээр гүйцэтгэнэ.

2.3 Бэлэн болсон бүтээгдхүүн

- Гүйцэтгэгч нь бүтээгдхүүнийг хүргүүлж өгч захиалагчаар шалгуулан зөвшөөрүүлсэн байх.
- Бүтээгдхүүн нь захиалагчийн заасан газарт гүйцэтгэгч нь хүргэж өгсөн байх.

Drawing of Flange for Flue Gas Measurement



Remarks

In the case of concrete or brick stack:

Length of flanges have to be decided based upon the thickness of the each stack wall after making a hole there. And flanges have to be installed as shown in the drawing below.

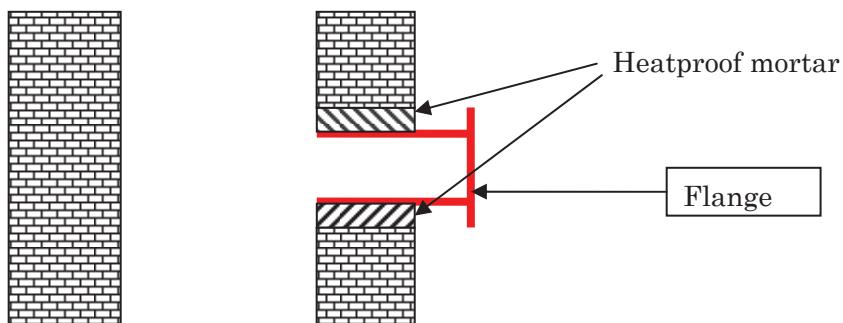


Fig. Cross Section of stack made of brick or concrete

**Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланж суурьлуулах ажиллагааг
гүйцэтгүүлэх ажлын даалгавар**

1. Утааны хэмжилтийн фланц сууринлуулах зорилго

Утааны хэмжилтийн фланц сууринлуулах зорилго нь УБ хотод байгаа УХЗ-аас гарч буй хаягдал хий утаан дахь бохирдуулах бодисын агууламжийг хэмжихийн тулд багаж төхөөрөмжийг яндан руу оруулах хэмжилтийн нүх гаргахад оршино.

2. Гүйцэтгүүлэх ажлын агуулга

2.1 Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланцыны сууринлуулалт

Гүйцэтгэгч нь УБ хотын доторх захиалагчийн товлосон УХЗ-ны яндан эсвэл утааны замд хэмжилтийн зориулалттай фланцийг сууринлуулалтыг хийнэ.

(1) Үйл ажиллагааны нутаг дэвсгэр

Улаанбаатар хот

(2) Гэрээт хугацаа

Гэрээ хийсэн өдөр ~2010 он 9 сар 30 өдөр

(3) Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланц сууринлуулалт

Гүйцэтгэгч нь захиалагчийн товлосон УХЗ-ны яндан эсвэл утаан замд захиалагчийн тэмдэглэсэн газарт захиалагчийн бэлтгэсэн утааны хэмжилтийн зориулалттай фланжийг төмөр янданд гагнаж, тоосго болон бетон байх үед халуун тэсвэртэй зуурмаг ашиглан сууринлуулна.

Сууринлуулалтын аргачлалын дэлгэрэнгүйг хавсралтанд үзүүлэв.

Сууринлуулалтанд анхаарах зүйл

① Гүйцэтгэлийн газар нь дээвэр дээр байрлах үе байх учраас 4м-тэй шат бэлтгэх

② Фланц сууринлуулах газар нь 3-м-ээс дээр байрлах тул өндөр газарт ажиллах зориулалт бүхий тавцан бэлгэх

③ Янданг нүхэлснээс болоод яндан нь нурчихгүй байх тал дээр анхаарч, нурчих магадлалтай болсон үед ажлаа зогсоож захиалагч болон НАЧА-нд мэдэгдэж зааварчилгаа авах

④ Сууринлуулсан дараа баримтжуулсан зургийг ойроос болон холоос авах

(4) Хийх төлөвлөгөөний шийдэл

Гүйцэтгэгч нь доорхи зүйлсийг хамруулсан гүйцэтгэлийн төлөвлөгөөг гаргаж захиалагчид хүргүүлнэ

- Гүйцэтгэлийн явцын хүснэгт
- Бүтээмжийн зохион байгуулалтын хүснэгт (Ажлын хэсгийн бүдүүвч · агуулга болон хариуцагч)
- Бусад хэрэгтэй гэсэн зүйл

(5) Зуух эзэмшигч болон тухайн газар руу нэвтрэх зөвшөөрөл

Гүйцэтгэгч нь утааны хэмжилтийн зориулалттай фланцийг суурилуулахад шаардлагатай холбогдох албан тушаалтны зөвшөөрлийг урьдчилан НАЧА-аас гаргуулж авна. Мөн утааны хэмжилтийн зориулалттай фланц суурилуулахад албаны, нийтийн, хувийн эзэмшил газарт нэвтрэх үед гүйцэтгэгч нь холбогдох хүмүүстэй таарамжтай харьцааг хадгалан, төвөг учруулалгүй ажлаа гүйцэтгэнэ.

(6) Фланц суурилуулах ажиллагаа

- Гүйцэтгэгч нь захиалагчийн сонгосон УХЗ-ны янданд захиалагчаас өгөх фланцийг захиалагчийн тэмдэглэсэн газарт өгөгдлийн дагуу нүх гаргаж төмөр янданд цахилгаан гагнуурар гагнаж, тоосго болон бетон янданд халуун тэсвэртэй зуурмагаар бөхөлж өгнө.
- Суурилуулах газар 20 байна
- Гүйцэтгэгч нь утааны хэмжилтийн зориулалттай фланц суурилуулхаас өмнөх болон дараах байдлын зураг авч захиалагч ид бичгэээр болон файлаар (CD зэрэг) гүйцэтгэлийн бодит байдлыг тайлagnана.
- Гүйцэтгэгчийн фланц суурилуулалтын ажилд НАЧА-аас хамт явна.

(7) Ажиллагааны хяналт

- Гүйцэтгэгч нь тогтмол захиалагчтай холбоотойгоор ажилаа явуулж тодорхой үе шат бүртээ захиалагчид мэдээлэн түүний дараа ажлын заавар авч ажиллана. Мөн судалгаанд нэн шаардлагатай гэж үзсэн тохиолдолд захиалагч талтай хэлэлцэж урьдчилан зөвшөөрөл авна.
- Гүйцэтгэгч нь фланц суурилуулалтын гүйцэтгэх ажлын явцдаа аваар осолгүй байх тал дээр хичээж ажиллана. Осол гарсан тохиолдолд тэр тухайгаа захиалагчид мэдээлэх ба гарсан хохирлыг гүйцэтгэгч тал бүрэн хариуцна.

(8) Зардлын зохицуулалт

Утааны хэмжилтийн зориулалттай фланц суурилуулахад шаардлагатай хүн хүч, унаа, материал, бусад үрэгдэх материалын зардлыг гүйцэтгэгч тал бүрэн хариуцна.

2.2 Эргэлзээ

Гүйцэтгэгч нь ажил гүйцэтгэлийн явцад эргэлзээ үүссэн тохиолдолд захиалагчтай зөвшилцсний үндсэн дээр гүйцэтгэнэ.

2.3 Бэлэн болсон бүтээгдхүүн

- Гүйцэтгэгч нь хувиарын дагуу бүтээгдхүүнийг хүргүүлж өгч захиалагчаар шалгуулан зөвшөөрүүлсэн байх
- Захиалагч нь гүйцэтгэсэн ажлаа хүлээлгэх үедээ захиалагч талыг оролцуулах

Хавсралт2.2-4 Утааны хийн хэмжилтийн дүн

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			24-Nov-10	25-Nov-10	30-Nov-10	2-Dec-10	14-Dec-10			23-Dec-10		24-Jan-11		
General information	Place		Childcare	Train Repair	NO.39school	Bosa	Train Repair			Childcare		NO.310 Army		
	Type of boiler		MUHT	BZUI-100	DZL-1.4	RJG-18	BZUI-100			MUHT		HP-18-54		
	Capacity	MW	0.7	0.85	1.4	-	0.85			0.7		0.73		
	Cross sectional area of duct	m ²	0.20	0.64	0.11	0.16	0.64			0.20		0.65		
	Type of coal		Nalaikh (crushed)	Shiveovoo	Nalaikh (crushed)	Nalaikh (crushed)	Shiveovoo (lump + crushed)			Nalaikh (crushed)		Nalaikh (crushed)		
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	-	-	15.6	7.2	13.6	12.7	15.6	10.2	8.9	3.9	4.4	2.5
	Temperature of flue gas *1	°C	-	-	66	198	145	190	234	110	103	134	148	131
	Water vapor concentration *1	%	-	-	30.0	12.1	5.5			2.8		1.7		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	-	-	4,200	2,100	17,900	15,100	16,900	2,800	2,600	5,300	5,800	3,500
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	-	-	2,900	1,700	17,000	14,000	16,000	2,700	2,500	5,200	5,700	3,400
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	-	-	2,900	1,700	16,000			2,600		4,800		
	Coal feed rate	kg/h	-	-	228	138	672			394	266	223		
	O ₂ concentration *2	%	-	-	16.1	14.0	18			17.5		18.4		
	CO ₂ concentration *2	%	-	-	2.8	6.1	2.8			3.0		2.3		
	CO concentration *2	ppm	-	-	370	610	200			130		480		
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	-	1.0	0.028	2.1	1.8	1.8	4.5	1.2	0.70	0.55	0.16	0.037
	Average dust concentration	g/Nm ³	-	1.0	0.028	2.1	2.7			1.0		0.25		
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	-	-	125	412	95			-		94		
	NO _x (ppm) *2	ppm	-	-	49	78	32			-		35		

Emission Factor	Dust	kg/t	-	-	0.35	25	64			8.3	6.6	5.3		
	SO ₂	kg/t	-	-	4.5	14.5	6.5			-		5.8		
	NO _x *3	kg/t	-	-	0.8	1.3	1.0			-		1.0		
	CO	kg/t			5.9	9.4	6.0			1.32		12.9		
Dust sampling method			-	Trial	Trial	Trial	Trial			Trial		20min×3		

*1 30min average value
 *2 Average values measured by TESTO
 *3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	-	-	0.065	3.4	9.8			3.2	1.1			
	SO ₂	ppm	-	-	298	687	346			-		421		
	NO _x	ppm	-	-	117	130	117			-		156		
	CO				880	1000	730			430		2200		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4	0.3	0.3	0.4	0.3			0.4		0.4		
	SO ₂	ppm	280	210	210	280	210			280		280		
	NO _x	ppm	336	299	299	336	299			336		336		
	CO		2000	1600	1600	2000	1600			2000		2000		

*4 Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			26-Jan-11				28-Jan-11				31-Jan-11		1-Feb-11		
General information	Place		NO.310 Army				NO.310 Army				Bosa	Bosa			
	Type of boiler		HP-18-54				HP-18-54				RJG-18	RJG-18			
	Capacity	MW	0.73		0.73		-		-		-	-			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.65		0.65		0.16		0.16		-	-			
	Type of coal		Nalaikh (crushed)				Nalaikh (crushed)				Nalaikh (crushed)	Nalaikh (crushed)			
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	4.0	3.3	3.5	4.0	7.6	8.2	8.4	8.5	7.8	7.2	7.6	7.2	
	Temperature of flue gas *1	°C	156	151	145	142	152	149	161	179	279	291	261	200	
	Water vapor concentration *1	%	1.6				1.2				4.9	6.6			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	5,200	4,400	4,700	5,400	10,200	10,900	11,000	10,600	3,400	1,700	1,900	2,100	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	5,200	4,300	4,700	5,300	10,000	11,000	11,000	11,000	3,300	1,600	1,800	2,000	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4,900				11,000				3,300	1,800			
	Coal feed rate	kg/h	222				167				-	86			
	O ₂ concentration *2	%	18.9				17.9				15.5	14.6			
	CO ₂ concentration *2	%	1.9				2.8				4.8	5.6			
	CO concentration *2	ppm	530				600				1500	780			
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.32	0.53	0.32	0.25	0.37	0.14	0.16	0.58	-	11	12	19	
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.35				0.31				-	14			
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	-				137				-	-			
	NO _x (ppm) *2	ppm	-				51				-	-			

Emission Factor	Dust	kg/t	7.8				20				-	295		
	SO ₂	kg/t	-				25.8				-	-		
	NO _x *3	kg/t	-				4.5				-	-		
	CO	kg/t	14.6				49				-	20.3		
Dust sampling method			20min×4				20min×4				-	3 batches		

*1 30min average value
 *2 Average values measured by TESTO
 *3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	2.0				1.2				-	26		
	SO ₂	ppm	-				509				-	-		
	NO _x	ppm	-				190				-	-		
	CO		2900				2200				3200	1400		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4				0.4				0.4	0.4		
	SO ₂	ppm	280				280				280	280		
	NO _x	ppm	336				336				336	336		
	CO		2000				2000				2000	2000		

*4 Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			10-Feb-11				11-Feb-11				16-Feb-11			
General information	Place		NO.113 secondary school				NO.113 secondary school				BOSA			
	Type of boiler		MDZ-0.25				MDZ-0.25				RJG-18			
	Capacity	MW	0.25		0.25		-		-		-			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.085		0.085		0.16		0.16		0.16			
	Type of coal		Nalaikh (lump)				Nalaikh (lump)				Nalaikh (crushed)			
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	3.5	3.2	5.3	4.9	5.2	5.0	4.2	5.1	7.1	6.9	7.7	7.0
	Temperature of flue gas *1	°C	298	259	262	283	257	230	171	164	221	218	281	245
	Water vapor concentration *1	%	2.7				11.7				5.9			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	440	440	730	660	730	730	700	850	2,000	1,900	1,900	1,900
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	440	440	700	630	630	630	600	760	1,800	1,800	1,800	1,800
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	550				660				1,800			
	Coal feed rate	kg/h	69				86				144			
	O ₂ concentration *2	%	15.5				17.9				13.1			
	CO ₂ concentration *2	%	4.6				2.7				6.0			
	CO concentration *2	ppm	430				150				1,800			
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.79	1.1	0.86	0.26	0.18	0.12	0.10	0.32	12	8	18	14
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.8				0.18				13			
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	753				408				108			
	NO _x (ppm) *2	ppm	188				31				70			

Emission Factor	Dust	kg/t	6.0				1.4				162			
	SO ₂	kg/t	17.1				9.0				3.9			
	NO _x *3	kg/t	2.0				0.3				1.2			
	CO	kg/t	4.3				1.44				28.1			
	Dust sampling method		20min×4				20min×4				3 batches			

*1 30min average value

*2 Average values measured by TESTO

*3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	1.6				0.67				19			
	SO ₂	ppm	1586				1516				159			
	NO _x	ppm	396				115				103			
	CO		910				557				2600			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4				0.4				0.4			
	SO ₂	ppm	280				280				280			
	NO _x	ppm	336				336				336			
	CO		2000				2000				2000			

*4 Data in 'Emission Concentration' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by comparing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			23-Feb-11		24-Feb-11			1-Mar-11			2-Mar-11		
General information	Place		NO.41secondary school		NO.41 secondary school			No.46 school			No 39 school		
	Type of boiler		MUHT		MUHT			KCR-300			DZL 1,4-0,7/95/70A		
	Capacity	MW	0.7		0.7			-			1.4		
	Cross sectional area of duct	m ²	0.064		0.064			0.028			0.13		
	Type of coal		Nalaikh (lump)		Nalaikh (lump)			Nalaikh (lump)			Nalaikh (crushed)		
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	17.5	12.4	14.7	14.7	14.9	10.0	12.4	10.6	6.4	5.7	6.4
	Temperature of flue gas *1	°C	207	373	195	178	199	182	276	196	106	109	114
	Water vapor concentration *1	%	4.2		3.8			5.7			2.5		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	2,000	1,000	1,700	1,800	1,700	540	540	540	1,800	1,600	1,800
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	1,900	1,000	1,600	1,700	1,600	510	510	510	1,800	1,600	1,700
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	1,500		1,600			510			1,700		
	Coal feed rate	kg/h	281		231			74			104		
	O ₂ concentration *2	%	17.5		19.3			14.4			16.8		
	CO ₂ concentration *2	%	3.4		1.9			6			3.8		
	CO concentration *2	ppm	340		330			16,000			178		
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.55	0.67	0.19	0.18	0.27	0.39	0.23	0.019	0.034	0.021	0.032
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.6		0.21			0.22			0.029		
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	94		31			93			52		
	NO _x (ppm) *2	ppm	36		24			47			30		

Emission Factor	Dust	kg/t	3.2		1.48			1.49			0.48		
	SO ₂	kg/t	1.43		0.60			1.84			2.41		
	NO _x *3	kg/t	0.25		0.225			0.44			0.65		
	CO	kg/t	2.27		2.86			138			3.6		
	Dust sampling method		Many Batches		3 batches			1 batch					

*1 30min average value

*2 Average values measured by TESTO

*3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	2.0		1.5			0.38			0.082		
	SO ₂	ppm	312		214			165			144		
	NO _x	ppm	119		166			83			83		
	CO		1100		2300			28000			500		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4		0.4			0.4			0.3		
	SO ₂	ppm	280		280			280			210		
	NO _x	ppm	336		336			336			299		
	CO		2000		2000			2000			1600		

*4 Data in 'Emission Concentraion' table

above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			3-Mar-11			8-Mar-11			9-Mar-11			11-Mar-11					
General information	Place		No.104 school			Burd center			No.106 school			No 10 secondary school					
	Type of boiler		WWGS 035			LSG-0.2			Thrmocholor-0.3			MWB-1					
	Capacity	MW	0.35		-			-			1.0						
	Cross sectional area of duct	m ²	0.068		0.13			0.096			0.50						
	Type of coal		Nalaikh (crushed)			Nalaikh (lump)			Nalaikh (crushed)			Nalaikh (crushed)					
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	7.9	2.7	3.9	6.6	6.9	2.1	6.5	5.3	5.2	6.6	6.4	6.5			
	Temperature of flue gas *1	°C	128	127	117	467	310	191	86	74	48	161	162	161			
	Water vapor concentration *1	%	9.8			5.9			2.32			2.3					
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	1,100	380	570	1,100	1,500	600	1,500	1,200	1,300	6,500	6,500	6,400			
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	1,000	350	510	1,100	1,400	570	1,500	1,200	1,300	6,300	6,400	6,300			
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	620			1,000			1,300			6,300					
	Coal feed rate	kg/h	85			24			57			750					
	O ₂ concentration *2	%	12.0			10.3			14.5			16					
	CO ₂ concentration *2	%	7.8			10			5.7			4.3					
	CO concentration *2	ppm	26,170			1,250			13,670			580					
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.078	0.024	0.14	0.11	0.030	0.41	3.3	1.7	2.0	2.5	3.6	2.2			
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.082			0.18			2.3			2.7					
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	41			240			19			183					
	NO _x (ppm) *2	ppm	73			88			58			48					

Emission Factor	Dust	kg/t	0.59		7.6			53			23			
	SO ₂	kg/t	0.85		28.6			1.3			4.4			
	NO _x *3	kg/t	0.71		4.9			1.8			0.54			
	CO	kg/t	239		65			390			6.1			
Dust sampling method			3 batches			3 batches			2 batches			3 batches		

*1 30min average value

*2 Average values measured by TESTO

*3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.11		0.20			4.2			6.2			
	SO ₂	ppm	53		261			35			410			
	NO _x	ppm	95		96			103			107			
	CO		34000		1400			25000			1300			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4		0.4			0.3			0.3			
	SO ₂	ppm	280		280			210			210			
	NO _x	ppm	336		336			299			299			
	CO		2000		2000			1600			1600			

*4 Data in 'Emission Concentraion' table

above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			15-Mar-11			16-Mar-11		
General information	Place		No 71 school			No 92 secondagy school		
	Type of boiler		DLIIRSH 170-80/55-AII*AII			MDZ-800		
	Capacity	MW	0.17		0.8			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.085		0.064			
	Type of coal		Baganuur (lump)		Baganuur (lump + crushed)			
Operational condition	Velocity of flue gas *1	m/s	6.8	1.7	5.6	6.2	6.2	6.4
	Temperature of flue gas *1	°C	284	168	209	129	84	57
	Water vapor concentration *1	%	6.3		5.46			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	880	280	850	3,400	3,900	4,300
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	820	250	790	3,300	3,700	4,100
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	620		3,700			
	Coal feed rate	kg/h	48		138			
	O ₂ concentration *2	%	11		12.9			
	CO ₂ concenstoration *2	%	9.0		7.1			
	CO concentratior *2	ppm	400		1,040			
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.28	0.071	0.69	1.1	0.10	0.30
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.35		0.49			
	SO ₂ (ppm) *2	ppm	47		89			
	NO _x (ppm) *2	ppm	123		118			

Emission Factor	Dust	kg/t	4.5		13.2		
	SO ₂	kg/t	1.75		6.8		
	NO _x *3	kg/t	2.13		4.2		
	CO	kg/t	6.5		35		
	Dust sampling method		3 batches		2 batches		

*1 30min average value

*2 Average values measured by TESTO

*3 NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.40		0.7		
	SO ₂	ppm	54		128		
	NO _x	ppm	141		170		
	CO		460		1500		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.4		0.4		
	SO ₂	ppm	280		280		
	NO _x	ppm	336		336		
	CO		1600		2000		

*4 Data in 'Emission Concentraion' table

above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[P-R-1] Measurement results of NO.2 Power Plant

Measurement Date			19-Jan				21-Jan				17-Feb				18-Feb				
No. of boiler			NO.5(75t/h)				NO.3(35t/h)				NO.4(75t/h)				NO.5(75t/h)				
Cross sectional area of duct		m2	1.50		1.61		1.81		1.81		1.40		1.40		1.50		1.61		
Type of coal			Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur	Buganuur		
Measurement duct			before scrubber	after scrubber	before scrubber	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct						
			left duct	right duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct							
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	19.4	12.3	14.0	13.8	5.5	9.4	8.2	7.3	-	-	17.7	15.4	17.6	18.6	12.7	15.4	
	Temperature of flue gas	°C	145	-	120	-	157	-	146	-	-	-	120	122	150	150	132	132	
	Water vapor concentration	%	9.7	-	10.0	-	11.1	-	11.1	-	-	-	10.6	9.8	11.0	11.0	9.8	9.8	
	Flow rate of wet flue gas	Nm3/h	59,000	38,000	49,000	48,000	19,900	34,000	29,300	26,900	-	-	53,000	46,000	52,000	55,000	43,000	52,000	
	Flow rate of dry flue gas	Nm3/h	53,000	34,000	44,000	43,000	17,700	30,200	26,100	23,900	-	-	47,000	42,000	47,000	49,000	38,000	46,000	
	Total flow rate of dry flue gas	Nm3/h	87,000		87,000		47,900		50,000		-		89,000		96,000		84,000		
	Coal feed rate	kg/h	17,110				10,580				17,830				20,630				
	O2 concentration	%	14.2	-	6.8	-	6.4	-	8.5	-	-	-	7.6	-	-	8.4	-	11.4	
	CO2 concentration	%	6.0	-	12	-	12	-	11	-	-	-	12	-	-	11	-	8.4	
	CO concentration	ppm	58	-	6,200	-	29,000	-	7,000	-	-	-	200	-	-	3,500	-	1,300	
Dust (Raw data)	Dust concentration	g/m3N	1.4	9	1.1	1.1	18	11	7.1	2.6	-	-	1.6	1.5	11	11	1.7	1.7	
	Average of Dust concentration	g/m3N	5.3		1.1		15		4.8		-		1.5		11		1.7		
	Efficiency of de-dust	%	78.4%				67.1%				-				84.2%				
Gas (Raw data)	NOX concentration	ppm	88	-	-	-	103	-	109	-	-	-	141	148	-	116	-	117	
	SO2 concentration	ppm	94	-	-	-	251	-	245	-	-	-	88	88	-	133	-	117	
	Measurement time	-	14:55	-	11:50	-	14:50	-	11:49	-	-	-	11:50	12:08	-	11:00	-	10:10	

Emission Factor	Dust factor for each duct	kg/t	-	2.9	2.8	-	18	5.8	-	4.2	3.4	25	25	3.2	3.8					
	Dust factor as a boiler	kg/t	-	5.8		-	23		-	7.6		-	7.0							
	SO2	kg/t	-	-		-	3.3		-	1.26		-	1.5							
	NOX	kg/t	-	-		-	0.69		-	0.97		-	0.64							
	CO	kg/t	-	39		-	41		-	1.25		-	6.6							
Emission Concentration after O2 conversion at 6%	Dust	g/Nm3	1.2			5.8			1.7			2.7								
	SO2	ppm	-			294			98			182								
	NOX	ppm	-			131			162			182								
	CO	ppm	6500			8400			220			2000								
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm3	21			10.6			21			21								
	SO2	ppm	676.1			619.5			676.1			676.1								
	NOX	ppm	948.3			530.1			948.3			948.3								
	CO	ppm	2838			70			2838			2838								
Remarks																				

* Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values. Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by comparing with 'Emission Standard' value.

[P-R-1] Measurement results of NO.3 Power Plant

Measurement Date			7-Dec				9-Dec				16-Dec				17-Dec			
No. of boiler			NO.10(220t/h)				NO.7(220t/h)				NO.6(75t/h)				NO.4(75t/h)			
Cross sectional area of duct		m2	5.07		3.72		5.07		3.72		2.36		1.88		2.12		1.44	
Type of coal			Buganuur		Buganuur													
Operational condition	Measurement duct		before scrubber		after scrubber													
	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct
	Velocity of flue gas	m/s	12.1	11.2	12.0	10.6	13.8	11.5	7.2	9.6	10.3	8.2	11.3	11.1	10.8	11.6	16.1	23.6
	Temperature of flue gas	°C	172	-	73	-	215	-	98	-	-	116	84	-	127	-	83	-
	Water vapor concentration	%	7.3	-	39.7	-	10.6	-	5.7	5.1	14.4	15.5	14.0	-	11.5	9.4	14.7	12.4
	Flow rate of wet flue gas	Nm3/h	116,000	107,000	108,000	95,000	120,000	100,000	60,000	80,000	53,000	42,000	50,000	49,000	48,000	52,000	54,000	79,000
	Flow rate of dry flue gas	Nm3/h	110,000	100,000	65,000	58,000	107,000	89,000	57,000	76,000	45,000	35,000	43,000	42,000	43,000	47,000	46,000	69,000
	Total flow rate of dry flue gas	Nm3/h	210,000		123,000		196,000		133,000		80,000		85,000		90,000		115,000	
	Coal feed rate	kg/h	26,820				33,021				13,528				12,714			
	O2 concentration	%	9.5	-	-	-	3.7	4.2	-	-	-	2.4	4.3	-	9.7	-	4.2	-
Dust (Raw data)	CO2 concentrator	%	10	-	-	-	15	15	-	-	-	16	15	-	10	-	15	-
	CO concentrator	ppm	0	-	-	-	0	-	-	-	-	16,000	1,400	-	110	-	11,000	-
	Dust concentration	g/Nm3	5.5	5.1	0.22	0.53	11.2	11.9	0.79	0.73	8.5	11.2	0.65	0.34	19.5	18.1	0.57	1.2
Gas (Raw data)	Average of Dust concentration	g/Nm3	5.3		0.38		11.6		0.76		9.8		0.49		18.8		0.89	
	Efficiency of de-dust	%	92.9				93.4				95.0				95.3			
	NOX concentration	ppm	210	-	-	-	494	-	-	-	-	-	-	-	189	-	164	-
	SO2 concentration	ppm	329	-	-	-	465	-	-	-	-	-	-	-	199	-	236	-
	Measurement time		11:43	-	14:38	-	11:00	11:20	15:10	-	-	13:37	10:50	-	13:40	-	10:45	-

Emission Factor	Dust factor for each duct	kg/t	-	0.53	1.2	-	1.36	1.68	-	2.07	1.05	-	-	2.1	6.5				
	Dust factor as a boiler	kg/t	-	1.7		3.0				3.1		8.6							
	SO2	kg/t	-	-		-				-		6.1							
	NOX	kg/t	-	-		-				-		1.99							
	CO	kg/t									11.0		124						
Emission Concentration after O2 conversion at 6%	Dust	g/Nm3	0.49			0.67			0.42			0.95							
	SO2	ppm	-			-			-			252							
	NOX	ppm	-			-			-			175							
	CO	ppm							1300			12000							
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm3	10.8			10.8			21			1.2							
	SO2	ppm	519.8			519.8			676.1			215.3							
	NOX	ppm	821.3			821.3			948.3			238.9							
	CO	ppm	240			240			2838			4996							
Remarks			Fluidized bed furnace																

* Molecular weight of NO is used for converting the NOx unit from ppm to mg/m³

* Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values. Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[P-R-1] Measurement results of NO.4 Power Plant

Measurement Date			1-Sep-10					2-Sep-10					7-Sep-10						
No. of boiler			NO.1					NO.2					NO.4						
Cross sectional area of duct	m ²		3.50	3.50	3.50	3.50	11.99	3.50	3.50	3.50	3.50	11.99	3.50	3.50	3.50	3.50	11.99		
Type of coal			Baganuur					Baganuur					Baganuur						
Measurement duct			before EP			after EP		before EP			after EP		before EP			after EP			
			left1 duct	left2 duct	right1 duct	right2 duct	duct	left1 duct	left2 duct	right1 duct	right2 duct	duct	left1 duct	left2 duct	right1 duct	right2 duct	duct		
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	13.8	17.4	18.6	14.2	18.0	19.5	18.8	17.2	16.5	18.8	16.2	19.2	18.2	15.8	19.1		
	Temperature of flue gas	°C	151	174	161	135	151	151	165	156	154	149	151	168	165	133	140		
	Water vapor concentration	%	11.2	12.4	10.2	5.5	9.8	8.1	9.5	9.1	10.4	9.3	10.6	10.6	10.6	10.6	10.6		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	100,000	130,000	110,000	100,000	420,000	110,000	120,000	130,000	140,000	440,000	110,000	120,000	130,000	110,000	470,000		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	96,000	110,000	100,000	85,000	380,000	100,000	110,000	110,000	120,000	400,000	100,000	110,000	120,000	100,000	420,000		
	Coal feed rate	kg/h	62,560					74,000					73,500						
	O2 concentration	%	4.6	3.7	5.7	8.6	6.6	3.6	5.2	4.9	5.9	5.7	5.3	4.2	3.6	6.6	5.9		
	CO ₂ concentration	%	14	15	13	11	13	15	14	14	13	13	14	15	15	13	13		
	CO concentration	ppm	4	4.8	4	4.8	3	8	3	2	2	4	4	2	2	4	3		
Dust (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	10	13	0.57	0.41	0.30	3.8	3.3	3.7	3.1	0.0028	5.8	5.2	3.9	5.9	0.036		
	Average of Dust concentration	g/Nm ³	6.0			0.30		3.4			0.0028		5.2			0.036			
	Efficiency of de-dust	%	95.0					99.9					99.3						
Gas (Raw data)	NO _X concentration	ppm	386	359	367	429	383	-	-	-	-	-	390	385	374	350	385		
	SO ₂ concentration	ppm	31	58	7	3	58	-	-	-	-	-	190	182	155	49	134		
	Measurement time		-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-	-		

Emission Factor	Dust	kg/t	-	1.8	-	0.02	-	0.2
	SO ₂	kg/t	-	1.0	-	-	-	2.2
	NO _X	kg/t	-	3.1	-	-	-	2.9
	CO	kg/t	-	0.0	-	0.0	-	0.0
Emission Concentration after O ₂ conversion at 6%	Dust	g/Nm ³	0.31		0.0027		0.036	
	SO ₂	ppm	60		-		133	
	NO _X	ppm	398		-		382	
	CO	ppm	3		4		3	
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.2		0.2		0.2	
	SO ₂	ppm	420		420		420	
	NO _X	ppm	533.9		533.9		533.9	
	CO	ppm	144		144		144	

* Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[P-R-1] Measurement results of NO.4 Power Plant

Measurement Date			8-Sep-10					14-Sep-10				
No. of boiler			NO.5					NO.3				
Cross sectional area of duct	m ²		3.50	3.50	3.50	3.50	11.99	3.50	3.50	3.50	3.50	11.99
Type of coal	Shivee ovoo					Baganuur						
Measurement duct	before EP				after EP		before EP				after EP	
	left1 duct	left2 duct	right2 duct	right1 duct	duct	left1 duct	left2 duct	right2 duct	right1 duct	duct		
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	13.2	20.6	18.8	12.3	19.1	19.5	22.2	21.8	20.2	23.3
	Temperature of flue gas	°C	144	175	164	137	154	142	164	158	147	141
	Water vapor concentration	%	19.7	2.6	0.08	9.3	7.9	5.4	8.4	9.0	4.9	6.9
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	90,000	120,000	130,000	90,000	440,000	140,000	150,000	150,000	140,000	570,000
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	80,000	120,000	130,000	70,000	410,000	130,000	140,000	140,000	130,000	530,000
	Coal feed rate	kg/h	84,000					69,100				
	O ₂ concentration	%	6.1	4.2	4.5	6.4	5.9	6.5	5.2	6.2	7.4	6.7
	CO ₂ concentration	%	13	15	14	13	13	13	14	13	12	13
Dust (Raw data)	CO concentration	ppm	2	1	1	2	2	4	2	2	5	3
	Dust concentration	g/Nm ³	7.7	3.9	9.1	7.0	0.093	11	9.3	10	9.5	0.37
	Average of Dust concentration	g/Nm ³	6.9				0.093	9.8				0.37
Gas (Raw data)	Efficiency of de-dust	%	98.7					96.2				
	NO _X concentration	ppm	522	475	473	473	457	380	309	380	363	376
	SO ₂ concentration	ppm	643	704	576	671	90	2	109	67	16	0
	Measurement time		-	-	-	-	-	-	-	-	-	-

Emission Factor	Dust	kg/t	-		0.5	-		2.9
	SO ₂	kg/t	-		1.3	-		0.0
	NO _X	kg/t	-		3.0	-		3.9
	CO	kg/t	-		0.0	-		0.0
Emission Concentration after O ₂ conversion at 6%	Dust	g/Nm ³	0.093			0.39		
	SO ₂	ppm	90			0.0		
	NO _X	ppm	456			393		
	CO	ppm	2			3		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.2			0.2		
	SO ₂	ppm	420			420		
	NO _X	ppm	533.9			533.9		
	CO	ppm	144			144		

* Data in 'Emission Concentraion' table above are currently provided for reference purpose only at May 2011, because only a few instantaneous measured values are gained by Testo, exhaust gas analyzer, to calculate the average data for one measurement task, and not averaged from long time measurement values.

Therefore, it is not recommendable to use the data in 'Emission Concentration' table for evaluating the pollution level of each emission source by compairing with 'Emission Standard' value.

[H-R-1] HOB measurement result

		2011-1				2011-2				2011-3				2011-4				2011-5				
Measurement Date		16-Nov-11				25-Nov-11				29-Nov-11				2-Dec-11				9-Dec-11				
General information	Place	NO.41 school				Ikhzasan university-1				NO.114 school				Haan Bank				Tavan gan				
	Type of boiler	MUHT				DZL-0.7				WWGS-0.35				CLHG-0.6/C				CLSG25				
	Capacity	MW	0.7				0.70				0.35				0.60				0.25			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.062				0.075				0.085				0.062				0.049			
	Type of coal	Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	-	-	-	-	6.4	5.8	7.3		7.7	7.4	7.2		3.0	2.9	3.6		11.6	13.8	11.5	
	Temperature of flue gas	°C	-	-	-	-	87	84	83		101	94	80		219	173	234		341	502	360	
	Water vapor concentration	%					4.3				1.1				2.2				7.7			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h					1124	1015	1286		1528	1497	1507		318	331	362		795	752	760	
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h					1100	1000	1300		1500	1500	1500		320	330	360		800	750	760	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h					1076	972	1231		1511	1480	1490		311	324	354		734	694	701	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h					1100	1000	1200		1500	1500	1500		310	320	350		730	690	700	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h					1100				1500				320				710			
	Coal feed rate	kg/h	92				96				70				7.0				121			
	O2 concentration	%	15.7				16.5				18.3				12.4				15.9			
Measured concentration (Raw data)	CO2 concentrator	%	4.3				4.4				2.3				7.2				3.7			
	CO concentrator	ppm	2925				310				890				4790				1740			
	Dust concentration	g/Nm ³	-	-	-	-	0.18	0.12	0.27		0.16	0.05	0.11		0.042	0.29	0.20		3.4	4.3	8.2	
	Average dust concentration	g/Nm ³	#DIV/0!				0.19				0.10				0.18				5.3			
	SO2 (ppm)	ppm	152				146				72				123				184			
	NOx (ppm)	ppm	34				44				34				78				39			

* NO molecular weight is used for
converting the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Factor	Dust	kg/t	-				2.2				2.2				8.0				31			
	SO2	kg/t	-				4.8				4.4				16				3.1			
	NOx *	kg/t	-				0.67				1.0				4.8				0.31			
	CO	kg/t	-				4.4				24				275				13			
Dust sampling method																						

[H-R-1] HOB measurement result

			2011-6			2011-7			2011-8			2011-9			2011-10					
Measurement Date			14-Dec-11			16-Dec-11			20-Dec-11			22-Dec-11			4-Jan-12					
General information	Place		MCS Tiger beer			Ikhzasag university-3			NO.60 secondary school			kyoyulaakhuu			NO.113 secondary school					
	Type of boiler		DZL4			Unknown			MUHT			HP-18·54			MDZ-0.25					
	Capacity	MW	4.0			Unknown			0.70			0.40			0.25					
	Cross sectional area of duct	m ²	0.12			0.20			0.075			0.79			0.091					
	Type of coal	Nalaikh			Nalaikh			Nalaikh			Nalaikh+excrement			Nalaikh						
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	29.4	29.2	31.3		10.6	9.9		26.7	24.1		1.8	1.1	1.4		3.1	5.5	3.3	
	Temperature of flue gas	°C	134	149	131		67	83		145	178		135	130	142		167	163	185	
	Water vapor concentration	%	4.9			3.3			5.3			0.56			4.3					
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	8354	7999	8972		5337	4790		4019	3366		2996	1870	2229		537	973	561	
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	8400	8000	9000		5300	4800		4000	3400		3000	1900	2200		540	970	560	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	7946	7609	8534		5161	4632		3804	3186		2979	1860	2217		501	937	547	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	7900	7600	8500		5200	4600		3800	3200		3000	1900	2200		500	940	550	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	8000			4800			3500			2300			580					
	Coal feed rate	kg/h	2026			155			131			298			50					
	O2 concentration	%	16.4			17.6			16.7			17.2			13.4					
Measured concentration (Raw data)	CO2 concentration	%	3.9			3.1			3.7			3.4			6.5					
	CO concentrator	ppm	630			890			920			812			1487					
	Dust concentration	g/Nm ³	0.16	0.23	0.11		0.12	0.044		0.62	1.1		0.76	0.38	0.57		0.12	0.14	0.060	
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.16			0.075			0.82			0.60			0.11					
Emission Factor	SO2 (ppm)	ppm	112			134			116			97			245					
	NOx (ppm)	ppm	45			40			52			46			56					
	Dust sampling method																			

* NO molecular weight is used for converting the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.53			0.26			2.2			1.8			0.18		
	SO2	ppm	345			466			818			281			898		
	NOx	ppm	138			131			129			141			88		
	CO	ppm	2145			2840			2683			2588			2715		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	12.0			0.3			0.4			0.4			0.4		
	SO2	ppm	567			210			280			280			280		
	NOx	ppm	859			299			336			336			336		
	CO	ppm	824			1600			2000			2000			2000		

[H-R-1] HOB measurement result

			2011-11				2011-12				2011-13				2011-14				2011-15			
Measurement Date			5-Jan-12				6-Jan-12				10-Jan-12				11-Jan-12				12-Jan-12			
General information	Place		NO.92 school				Train Repair				NO.106 School				No.88 school				No.46school			
	Type of boiler		MDZ-063				BZUI 100				Thermochlor-0.3				KBPO7KB				CLSG			
	Capacity	MW	0.63				0.85				0.35				0.70				0.60			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.23				0.636				0.085				0.49				0.028			
	Type of coal	Nalaikh		Siveovo				Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh		
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	8.9	8.7	7.3		13.7	14.5	14.7		8.3	6.2	6.2		3.8	3.4	2.7		12.5	10.2		
	Temperature of flue gas	°C	101	97	107		225	243	217		77	117	96		90	93	92		244	167		
	Water vapor concentration	%	5.7				3.5				2.4				2.8				4.3			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	4750	4677	3850		17037	17391	18574		1737	1044	1216		4261	3786	3023		585	560		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	4800	4700	3900		17000	17000	19000		1700	1000	1200		4300	3800	3000		590	560		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4477	4409	3629		16441	16782	17924		1696	1019	1187		4143	3682	2940		560	536		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4500	4400	3600		16000	17000	18000		1700	1000	1200		4100	3700	2900		560	540		
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4200				17200				1200				3600				570			
	Coal feed rate	kg/h	150				1334				126				125				46			
	O2 concentration	%	17.3				16.3				17.9				18.5				15.3			
Measured concentration (Raw data)	CO2 concentrator	%	3.1				4.1				2.6				2.0				4.6			
	CO concentrator	ppm	490				1990				650				729				3760			
	Dust concentration	g/Nm ³	0.52	0.72	0.64		0.75	0.92	0.81		0.17	0.79	0.82		0.89	1.4	1.1		0.13	0.27		
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.63				0.83				0.62				1.1				0.20			

* NO molecular weight is used for
converting the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Factor	Dust	kg/t	18		11		5.9		32		2.5	
	SO2	kg/t	4.6		3.8		2.4		6.3		6.4	
	NOx *	kg/t	1.0		1.1		0.43		0.68		0.59	
	CO	kg/t	17		32		7.7		26		58	
Dust sampling method												

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	2.0	2.0	2.8	6.2	0.41
	SO2	ppm	182	256	332	369	361
	NOx	ppm	82	151	128	80	72
	CO	ppm	1896	2178	4648	3066	6549
Emission Standard Value (MNS)							
	Dust	g/Nm ³	0.4	0.3	0.4	0.4	0.4
	SO2	ppm	280	210	280	280	280
	NOx	ppm	336	299	336	336	336
	CO	ppm	2000	1600	2000	2000	2000

[H-R-1] HOB measurement result

			2011-16				2011-17				2011-18				2011-19				2011-19			
Measurement Date			15-Jan-12				17-Jan-12				19-Jan-12				20-Jan-12				22-Jan-12			
General information	Place		No.10 school				BELON LLC				No.17 Secondary School				No.58 Secondary School				No.59 School			
	Type of boiler		MWB-1				HP18/27				Viaduras VSB IV				MUHT 1.2				Mon dulaan			
	Capacity	MW	1.0				0.2				0.385				0.70				0.063			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.50				0.042				0.13				0.196				0.013			
	Type of coal		Nalaikh (crushed)				Nalaikh				Baganuur				Nalaikh				Nalaikh (lump)			
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	6.0	6.1	6.4		10.9	11.5	11.2		3.8	3.4	4.0		6.4	4.8	4.7		5.4	6.5		
	Temperature of flue gas	°C	168	168	171		298	316	299		127	80	122		135	101	108		235	232		
	Water vapor concentration	%	7.2				9.0				2.9				0.49				4.7			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	5826	5956	6175		673	684	689		1026	1069	1128		2527	2152	2084		143	143		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	5800	6000	6200		670	680	690		1000	1100	1100		2500	2200	2100		140	140		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	5421	5518	5733		612	622	627		997	1038	1096		2515	2141	2074		136	136		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	5400	5500	5700		610	620	630		1000	1000	1100		2500	2100	2100		140	140		
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	5600				620				1000				2300				140			
	Coal feed rate	kg/h	714				109				41				266				4.1			
	O2 concentration	%	16.0				12.9				17.6				14.5				15.3			
(Raw data) Measured concentration	CO2 concentration	%	3.9				6.4				3.1				5.9				5.0			
	CO concentrator	ppm	10900				4190				6993				6413				1990			
	Dust concentration	g/Nm ³	2.0	3.1	1.9		1.0	1.3	0.80		0.027	0.86	0.82		3.9				0.0094	0.15		
	Average dust concentration	g/Nm ³	2.3				1.0				0.17				3.9				0.10			
	SO2 (ppm)	ppm	254				65				100				197				150			
	NOx (ppm)	ppm	38				47				30				45				65			

* NO molecular weight is used for converting the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Factor	Dust	kg/t	18				5.8				4.1				34				3.5			
	SO2	kg/t	5.7				1.1				6.9				4.9				15			
	NOx *	kg/t	0.40				0.36				1.0				0.52				3.0			
	CO	kg/t	107				30				212				69				86			
Dust sampling method																						

[H-R-1] HOB measurement result

		2011-20				2011-21				2011-22				2011-23				2011-24				
Measurement Date		31-Jan-12				1-Feb-12				3-Feb-12				9-Feb-12				10-Feb-12				
General information	Place	Police Academy				No. 71 School				No. 104 School				Ecology Institute				No. 118 School				
	Type of boiler	DZL 2.8				Dliirsh 170-88/55				WWGS 0.35				unknown				Carborobot 300				
	Capacity	MW	2.8				0.17				0.35				unknown				0.30			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.181				0.152				0.068				0.138				0.025			
	Type of coal	Nalaikh				Buganuur				Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	12.9	12.5	13.5		6.8	7.2			6.6	7.0	6.13		6.8	6.6	6.7		11.7	12.2	11.4	
	Temperature of flue gas	°C	164	171	175		220	221			188	197	182		225	195	214		98	98	105	
	Water vapor concentration	%	10.4				5.6				5.6				2.6				7.3			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	4529	4312	4620		1758	1874			820	853	771		1595	1658	1619		680	711	651	
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	4500	4300	4600		1800	1900			820	850	770		1600	1700	1600		680	710	650	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4059	3864	4140		1659	1768			774	806	729		1554	1616	1578		630	659	603	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4100	3900	4100		1700	1800			770	810	730		1600	1600	1600		630	660	600	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	4,000				1,700				770				1,600				630			
	Coal feed rate	kg/h	628				81				63				74				92			
	O2 concentration	%	10.9				14.0				12.3				17.9				15.0			
(Raw data)	CO2 concentration	%	8.7				6.0				7.2				2.5				5.0			
	CO concentration	ppm	84				1185				5921				2922				2776			
	Dust concentration	g/Nm ³	0.18	0.32	0.27		0.36	0.59			0.17	0.19	0.028		0.67	0.073	0.066		0.58	0.64	0.35	
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.26				0.48				0.13				0.27				0.53			
	SO2 (ppm)	ppm	442				124				221				110				237			
	NOx (ppm)	ppm	126				84				40				23				68			

Emission Factor	Dust	kg/t	1.6				10				1.6				5.8				3.6			
	SO2	kg/t	8.0				7.4				7.8				6.8				4.7			
	NOx *	kg/t	1.1				2.4				0.66				0.66				0.63			
	CO	kg/t	0.67				31				91				79				24			
Dust sampling method																						

* NO molecular weight is used for converting the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.30				0.79				0.18				0.99				1.0			
	SO2	ppm	610				206				289				398				482			
	NOx	ppm	144				139				54				82				132			
	CO	ppm	97				2118				6111				7416				6220			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.3				0.4				0.4				0.3				0.4			
	SO2	ppm	210				280				280				210				280			
	NOx	ppm	299				336				336				299				336			
	CO	ppm	1600				2000				2000				1600				2000			

[H-R-1] HOB measurement result

			2011-25			2011-26			2011-27					
Measurement Date			13-Feb-12			14-Feb-12			15-Feb-12					
General information	Place		No. 102 School			No. 63 School			No. 105 School					
	Type of boiler		HP18-27			BNEB			Viadurus					
	Capacity	MW	unknown			0.23			0.39					
	Cross sectional area of duct	m ²	0.053			0.031			0.042					
	Type of coal		Nalaikh			Nalaikh			Baganuur					
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	11.6	11.7	10.3		3.7	3.7	4.0		13.7	12.8	11.7	
	Temperature of flue gas	°C	212	288	193		78	85	95		273	269	268	
	Water vapor concentration	%	7.0			3.5			7.8					
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	1066	934	986		278	274	286		868	818	751	
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	1100	930	990		280	270	290		870	820	750	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	991	869	917		268	265	276		801	754	693	
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	990	870	920		270	260	280		800	750	690	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	918			271			749					
	Coal feed rate	kg/h	60			17			112					
	O ₂ concentration	%	13.7			13.8			15.2					
Measured concentration (Raw data)	CO ₂ concentrator	%	6.2			6.3			4.8					
	CO concentrator	ppm	2183			743			973					
	Dust concentration	g/Nm ³	1.35	1.23	0.30		0.37	0.072	0.076		0.23	0.15	0.14	
	Average dust concentration	g/Nm ³	1.0			0.15			0.18					
Emission Factor	SO ₂	kg/t	371			314			132					
	NO _x *	kg/t	38			80			47					
	CO	kg/t												
	Dust sampling method													

* NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	1.6	0.24	0.35
	SO ₂	ppm	606	491	269
	NO _x	ppm	62	125	93
	CO	ppm	3769	1798	1893
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	0.3	0.4	0.4
	SO ₂	ppm	210	280	280
	NO _x	ppm	299	336	336
	CO	ppm	1600	2000	2000

[P-R-1] Measurement results of NO.3 Power Plant

Measurement Date			6-Dec-11				7-Dec-11				24-Jan-12				24-Jan-12			
No. of boiler			NO.4(75t/h)				NO.6(75t/h)				NO.7(220t/h)				NO.10(220t/h)			
Cross sectional area of duct	m ²	2.12	1.44	2.36		1.88		-		3.72		-		3.72				
Type of coal		Buganuur	Buganuur	Buganuur		Buganuur		Buganuur		Buganuur		Buganuur		Buganuur				
Measurement duct			before scrubber		after scrubber		before scrubber		after scrubber		before scrubber		after scrubber		before scrubber		after scrubber	
			left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct	left duct	right duct
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	10.1	10.9	10.9	11.3	28.2	28.3	24.8	25.0	-	-	8.1	8.7	-	-	10.1	11.8
	Temperature of flue gas	°C	131	116	68	53	168	163	68	74	-	-	82	80	-	-	64	64
	Water vapor concentration	%	8.5	8.7	12.3	10.7	5.5	11.2	3.9	3.9	-	-	5.5	16.5	-	-	3.9	9.0
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	44,500	50,200	38,300	41,500	128,400	130,500	115,100	114,200	-	-	70,800	75,500	-	-	90,400	106,500
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	40,800	45,900	33,600	37,100	121,400	116,000	110,600	109,800	-	-	67,000	63,000	-	-	86,900	96,900
	Total flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	86,700		70,700		237,400		220,400		-		130,000		-		183,800	
	Coal feed rate	kg/h	11,000				14,000				37,340				26,820			
	O2 concentration	%	8.6	8.9	8.8	9.0	5.7	4.8	4.4	5.2	-	-	14.0	14.6	-	-	16.3	16.3
	CO ₂ concentration	%	11.1	10.8	10.9	10.7	13.4	14.3	14.8	13.9	-	-	6.4	5.8	-	-	4.4	4.4
	CO concentration	ppm	177	130	152	129	21	31	33	26	-	-	77	27	-	-	2.4	2.4
Dust (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	8.75	9.19	0.28	0.09	5.99	6.23	0.75	0.58	-	-	1.55	1.39	-	-	0.40	0.47
	Average of Dust concentration	g/Nm ³	9.0		0.19		6.11		0.67		-		1.47		-		0.43	
Gas (Raw data)	Efficiency of de-dust	%	97.9				89.1				-				-			
	NO _x concentration	ppm	209	216	213	215	311	307	350	306	-	-	146	142	-	-	95	95
	SO ₂ concentration	ppm	316	275	208	225	237	272	145	182	-	-	173	156	-	-	54	54
Measurement time			14:53-15:19	15:24-15:46	15:02-13:39	13:46-14:32	13:38-13:54	13:02-13:23	11:32-12:07	12:12-12:48	-	-	12:10-13:51	15:02-16:10	-	-	16:50-17:50	18:24-19:47

Emission Factor	Dust factor for each duct	kg/t	-	0.86	0.30	-	5.9	4.5	-	2.8	2.3	-	1.3	1.7				
	Dust factor as a boiler	kg/t			1.2			10			5.1				3.0			
	SO ₂	kg/t	-		4.0		-	7.4		-	1.6				1.1			
	NO _x	kg/t	-		1.8		-	6.9		-	0.67				0.88			
	CO	kg/t			1.1			0.6		-	0.2				0.021			
Emission Concentration after O ₂ conversion at 6%	Dust	g/Nm ³	0.23			0.61			3.3			1.4						
	SO ₂	ppm	268			152			371			173						
	NO _x	ppm	265			303			324			307						
	CO	ppm	174			27			115			7.8						
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	1.2			21			10.8			10.8						
	SO ₂	ppm	215.3			676.1			519.8			519.8						
	NO _x	ppm	238.9			948.3			821.3			821.3						
	CO	ppm	4996			2838			240			240						
Remarks			Fluidized bed furnace															

* Molecular weight of NO is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

[H-R-1] GER measurement result

Measurement Date			28-Dec-11				29-Dec-11						30-Dec-11			
General information	Place		Obi's ger				Obi's ger						Obi's ger			
	Type of boiler		traditional ger stove				traditional ger stove						turky ger stove			
	Capacity	MW	-				-						-			
	Cross sectional area of duct	m2	0.0095				0.0095						0.0133			
	Type of coal		wood only				wood+Nalaikh coal						wood only			
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	2.9	4.4	3.0	-	2.7	2.8	3.6	2.5	3.0	2.3	2.1	4.4	3.0	-
	Temperature of flue gas	°C	191	271	85	-	176	195	299	221	207	120	168	350	116	-
	Water vapor concentration	%	4.7				5.3						5.9			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	50	64	65	-	39	46	49	40	50	47	53	79	86	-
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	47	58	64	-	37	42	44	38	50	47	51	71	85	-
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	58				45						75			
	Fuel feed rate	kg/h	2.5 (Wood)				1.7 (Coal)						1.2 (Wood)			
	O2 concentration	%	20.1				17.2						19.0			
	CO2 concentration	%	1.0				3.1						1.7			
	CO concentration	ppm	740				1782						1340			
(Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.23	0.18	0.037	-	0.00055	0.81	0.035	0.043	0.14	0.000	0.000	0.323	0.000	-
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.11				0.17						0.17			
	SO ₂ (ppm)	ppm	0.2				17						6.1			
	NO _x (ppm)	ppm	1.2				30						6.4			

Emission Factor	Dust	kg/t	2.6				4.4						11			
	SO ₂	kg/t	0.012				1.2						1.1			
	NO _x *	kg/t	0.039				1.1						0.55			
	CO	kg/t	21.5				58						107			
Dust sampling method																

* NO molecular weight is used for converting
the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	1.3				0.53						0.98			
	SO ₂	ppm	1.8				55						22			
	NO _x	ppm	10				87						24			
	CO	ppm	6732				6688						4997			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	2.5				2.5						2.5			
	SO ₂	ppm	-				-						-			
	NO _x	ppm	-				-						-			
	CO	ppm	3200				3200						3200			

[H-R-1] GER measurement result

Measurement Date		31-Dec-11					5-Feb-12				6-Feb-12			
General information	Place	Obi's ger					Mr. Davaajargal Home				Mr. Davaajargal Ger			
	Type of boiler	turky ger stove					Wall stove				Ger stove (Coal)			
	Capacity	-					-				-			
	Cross sectional area of duct	0.0133					0.0532				0.0079			
	Type of coal	wood+Nalaikh coal					Nalaikh				Nalaikh			
Operational condition	Velocity of flue gas	2.4	2.6	2.6	0.5		0.21	0.6	0.3		4.5	5.7	3.1	
	Temperature of flue gas	213	145	130	76		94	101	106		276	469	252	
	Water vapor concentration	5.0					1.4				7.8			
	Flow rate of wet flue gas	54	68	70	16		26	70	35		55	51	39	
	Flow rate of dry flue gas	54	68	70	16		25	69	35		51	47	36	
	Ave. flow rate of dry flue gas	56					38				45			
	Fuel feed rate	2.2 (Coal)					2.0 (Coal)				2.3 (Coal)			
	O2 concentration	17.1					18.9				14.0			
	CO2 concentration	3.1					1.8				5.9			
	CO concentration	1427					2490				3014			
(Raw data)	Dust concentration	0.29	0.13	0.11	0.00		0.42	0.57	0.49		0.54	0.064	0.0028	
	Average dust concentration	0.13					0.50				0.23			
	SO2 (ppm)	45					109				131			
	NOx (ppm)	27					23				29			

Emission Factor	Dust	3.3				9.8				4.4			
	SO2	3.3				6.1				7.3			
	NOx *	0.94				0.61				0.76			
	CO	46				60.4				73.4			
Dust sampling method		Constant flow rate sampling				Constant flow rate sampling							

* NO molecular weight is used for convert the NOx unit from ppm to mg/m3

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	0.38				2.8				0.38			
	SO2	154				630				204			
	NOx	64				131				40			
	CO	5606				14048				7193			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	2.5				2.5				2.5			
	SO2	-				-				-			
	NOx	-				-				-			
	CO	3200				3200				3200			

[H-R-1] GER measurement result

Measurement Date		6-Feb-12			
General information	Place	Mr. Davaajargal Ger			
	Type of boiler	Ger stove (Semi-Coke)			
	Capacity	-			
	Cross sectional area of duct	0.0079			
	Type of coal	Nalaikh			
Operational condition	Velocity of flue gas	4.0	2.8	3.3	
	Temperature of flue gas	246	237	158	
	Water vapor concentration	1.9			
	Flow rate of wet flue gas	51	36	51	
	Flow rate of dry flue gas	50	35	50	
	Ave. flow rate of dry flue gas	45			
	Fuel feed rate	1.0 (Semi-Coke)			
	O2 concentration	18.6			
	CO2 concentration	2.1			
	CO concentration	4430			
(Raw data) Measured concentration	Dust concentration	0.035	0.013	0.0044	
	Average dust concentration	0.018			
	SO2 (ppm)	22			
	NOx (ppm)	5.3			

Emission Factor	Dust	0.79
	SO2	2.7
	NOx *	0.31
	CO	244
Dust sampling method		Constant flow rate sampling

* NO molecular weight is used for convert
the NOx unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	0.088
	SO2	110
	NOx	25
	CO	18932
Emission Standard Value (MNS)	Dust	2.5
	SO2	-
	NOx	-
	CO	3200

[H-R-1] HOB measurement result

Measurement Date			15-Jan-13				16-Jan-13				31-Jan-13				
General information	Place		#76 School				#20 Kindergarten				#104 school				
	Type of boiler		DZL-1.4				DZL-0.7				SHG 0.7				
	Capacity	MW	1.4				0.70				0.35				
	Cross sectional area of duct		m2	0.11				0.16				0.032			
	Type of coal		Nalaikh				Nalaikh				Nalaikh				
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	13.8	11.6	13.0		0.9	0.8	2.0		22.2	21.6	20.3	9.0	
	Temperature of flue gas	°C	119	117	118		58	53	56		129	132	146	100	
	Water vapor concentration	%	13.9				7.8				8.4				
	Flow rate of wet flue gas	Nm3/h	3062	2588	2898		393	392	836		1561	1508	1369	681	
	Flow rate of wet flue gas	Nm3/h	3060	2590	2900		390	390	840		1560	1510	1370	680	
	Flow rate of dry flue gas	Nm3/h	2637	2229	2496		362	361	770		1457	1407	1278	636	
	Flow rate of dry flue gas	Nm3/h	2640	2230	2500		360	360	770		1460	1410	1280	640	
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm3/h	2,454				498				1,194				
	Coal feed rate	kg/h	275				186				64				
	O2 concentration	%	10.6				12.6				16.3				
(Raw data)	CO2 concentrator	%	9.5				7.9				4.5				
	CO concentrator	ppm	50				711				196				
	Dust concentration	g/Nm3	0.55	0.52	0.62		0.030	0.014	0.0028		0.031	0.045	0.044	0.12	
	Average dust concentration	g/Nm3	0.56				0.012				0.050				
Measured concentration	SO2 (ppm)	ppm	625				81				274				
	NOx (ppm)	ppm	155				87				47				
	Dust sampling method		Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				
	CO sampling method		Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				

* NO molecular weight is used for converting the NOx unit from ppm to mg/m3

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	g/Nm3	0.63	0.016			0.12		
	SO2	ppm	700	107			684		
	NOx	ppm	172	115			111		
	CO	ppm	60	1237			669		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm3	0.3	0.4			0.4		
	SO2	ppm	210	280			280		
	NOx	ppm	299	336			336		
	CO	ppm	1600	2000			2000		

Галлагааны үед
салхилуурьын шифрийг
тохируулсан

Өндөр үзүүлэлтэй
гарсан

[H-R-1] GER measurement result

Measurement Date			9-Oct-12				9-Oct-12				25-Oct-12				25-Oct-12			
General information	Place		Daba's ger				Daba's ger				Daba's ger				Daba's ger			
	Type of boiler		traditional ger stove				traditional ger stove				traditional ger stove				traditional ger stove			
	Capacity	MW	-				-				-				-			
	Cross sectional area of duct	m ²	0.0079				0.0079				0.0079				0.0079			
	Type of coal		wood briquet				semicoke				wood briquet B				semicoke briquet			
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	5.0	5.1	4.0		4.5	4.8			3.6	2.0			2.8	2.0		
	Temperature of flue gas	°C	431	477	313		402	435			389	207			257	146		
	Water vapor concentration	%	13.9				17.6				10.4				3.5			
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	47	44	44		44	44			47	61			77	68		
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	40	38	38		36	36			42	55			74	66		
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	39				36				48				70			
	Fuel feed rate	kg/h	3.1 (Wood B.)				2.1 (Semi-Coke)				2.8 (Wood B.)				2.4 (Semi-Coke)			
	O ₂ concentration	%	13.9				14.8				16.5				18.5			
	CO ₂ concentration	%	6.5				5.8				4.2				2.5			
	CO concentration	ppm	12533				2877				4319				1508			
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.96	0.04	0.02		0.61	0.02			0.38	0.01			0.15	0.03		
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.35				0.32				0.17				0.09			
	SO ₂ (ppm)	ppm	226				67				66				46			
	NO _x (ppm)	ppm	24				46				23				14			

Emission Factor	Dust	kg/t	4.4				5.4				3.0				2.7			
	SO ₂	kg/t	8.1				3.3				3.3				3.9			
	NO _x *	kg/t	0.40				1.05				0.55				0.56			
	CO	kg/t	195				62				94				56			
	Dust sampling method																	

* NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.58				0.59				0.45				0.43			
	SO ₂	ppm	252				125				115				280			
	NO _x	ppm	42				78				70				57			
	CO	ppm	14938				10516				7646				8757			
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	2.5				2.5				2.5				2.5			
	SO ₂	ppm	-				-				-				-			
	NO _x	ppm	-				-				-				-			
	CO	ppm	3200				3200				3200				3200			

[H-R-1] GER measurement result

Measurement Date		23-Jan-13				24-Jan-13				25-Jan-13				24-Jan-13				28-Jan-13			
General information	Place	Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger			
	Type of boiler	traditional ger stove				traditional ger stove				tradiional				traditional ger stove				traditional ger stove			
	Capacity	-				-				-				-				-			
	Cross sectional area of duct	0.0079				0.0079				0.0079				0.0079				0.0079			
	Type of coal	Wood briquet (Tunkhel)				Wood briquet (Hyalgant)				wood briquet (2-step loan)				semicoke (PP2)				semi coke briquet(MAK)			
Operational condition	Velocity of flue gas	3.0	3.0	3.0		2.5	2.5	3.0		4.0	3.5			3.5	3.0	2.8		2.2	2.3	2.1	2.5
	Temperature of flue gas	200	200	200		207	230	387		443	340			239	266	235		128	140	134	149
	Water vapor concentration	6.1				9.6				5.4				2.4				4.2			
	Flow rate of wet flue gas	42	42	42		34	33	28		37	36			45	36	36		36	35	33	38
	Flow rate of dry flue gas	36	40	41		32	31	26		35	34			44	35	35		34	34	32	36
	Ave. flow rate of dry flue gas	39				30				34				38				35			
	Fuel feed rate	2.0 (Wood B.)				2.8 (Wood B.)				2.0 (Wood B.)				1.0 (Semi-Coke)				1.0 (Semi-Coke)			
	O2 concentration	17.9				15.7				17.5				18.1				18.7			
	CO2 concentration	2.9				4.4				2.8				2.2				2.1			
	CO concentration	2435				2425				1513				3244				2350			
(Raw data) Measured concentration	Dust concentration	0.35	0.11	0.29		0.10	0.082	0.10		0.072	0.051			0.0053	0.0013	0.0017		0.071	0.072	0.070	0.0093
	Average dust concentration	0.21				0.095				0.056				0.0029				0.029			
	SO2 (ppm)	21				14				7.2				1.5				16			
	NOx (ppm)	16				25				13				9.4				12			

Emission Factor	Dust	4.1			1.0			0.97			0.11			1.0								
	SO2	1.2			0.42			0.36			0.16			1.6								
	NOx *	0.43			0.35			0.31			0.47			0.59								
	CO	60			32			33			152			104								
Dust sampling method		Constant flow rate sampling				Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				Isokinetic sampling				

* NO molecular weight is used for conversion

Emission Concentration after O2 conversion at 9.33%	Dust	0.78			0.21			0.19			0.011			0.15								
	SO2	71			22			29			5.1			83								
	NOx	63			54			46			35			64								
	CO	9191			5930			5966			15203			12161								
Emission Standard Value (MNS)	Dust	2.5			2.5			2.5			2.5			2.5								
	SO2	-			-			-			-			-								
	NOx	-			-			-			-			-								
	CO	3200			3200			3200			3200			3200			3200			3200		

[H-R-1] GER measurement result

Шаталт тогтуун явагдах үед

Эрчимт галлажааны үед

Measurement Date			21-Jan-13				22-Jan-13					28-Jan-13				29-Jan-13		
General information	Place		Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger					Otgonbayal's ger				Otgonbayal's ger		
	Type of boiler		turky ger stove coal1				turky ger stove coal2					traditional ger stove				traditional ger stove		
	Capacity	MW	-				-					-				-		
	Cross sectional area of duct	m2	0.013				0.013					0.0079				0.0079		
	Type of coal		Nalaikh				Nalaikh					Nalaikh				Nalaikh		
Operational condition	Velocity of flue gas	m/s	0.7~1.4	0.7~1.4	0.7~1.4		1 ~ 2	1 ~ 2	1 ~ 2	1 ~ 2	1 ~ 2	3.3	3.7	2.5		2.5	2.6	1.9
	Temperature of flue gas	°C	255	348	255		513	525	469	373	312	205	227	197		161	213	134
	Water vapor concentration	%	13.3				10.9					3.0				2.9		
	Flow rate of wet flue gas	Nm ³ /h	15	13	15		14	14	15	17	19	44	48	34		37	35	30
	Flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	13	11	13		13	13	13	15	17	43	47	33		36	34	29
	Ave. flow rate of dry flue gas	Nm ³ /h	13				14					36				30		
	Fuel feed rate	kg/h	1.8				1.8					1.6				1.6		
	O2 concentration	%	15.0				14.7					17.3				16.3		
	CO2 concentration	%	4.8				5.4					3.2				3.9		
	CO concentration	ppm	1060				285					2230				4292		
Measured concentration (Raw data)	Dust concentration	g/Nm ³	0.018	0.021	0.0042		0.034	0.016	0.022	0.032	0.040	0.14	0.024	0.042		0.099	0.21	0.022
	Average dust concentration	g/Nm ³	0.0062				0.029					0.055				0.061		
	SO ₂ (ppm)	ppm	131				117					36				71		
	NO _x (ppm)	ppm	69				57					41				45		

Emission Factor	Dust	kg/t	0.043	~	0.085		0.23	~	0.45		1.2				1.2			
	SO ₂	kg/t	2.6	~	5.2		2.6	~	5.2		2.3				3.9			
	NO _x *	kg/t	0.63	~	1.3		0.59	~	1.2		1.2				1.2			
	CO	kg/t	9.1	~	18		2.8	~	5.6		63				103			
Dust sampling method			Constant flow rate sampling				Constant flow rate sampling					Isokinetic sampling				Isokinetic sampling		

* NO molecular weight is used for converting the NO_x unit from ppm to mg/m³

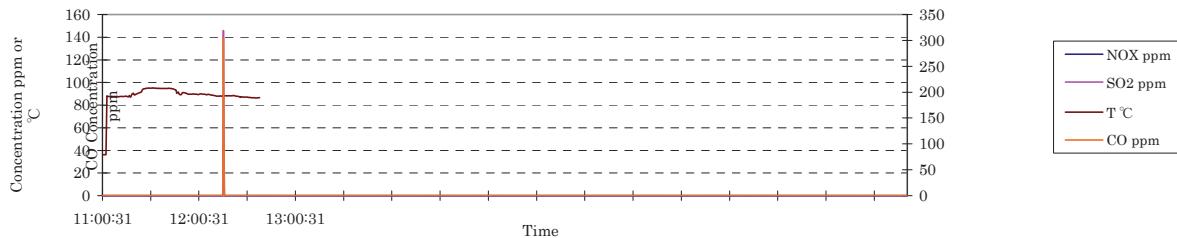
Emission Concentration after O ₂ conversion at 9.33%	Dust	g/Nm ³	0.012				0.054					0.17				0.15		
	SO ₂	ppm	254				207					104				186		
	NO _x	ppm	137				98					125				110		
	CO	ppm	1962				565					7298				11491		
Emission Standard Value (MNS)	Dust	g/Nm ³	2.5				2.5					2.5				2.5		
	SO ₂	ppm	-				-					-				-		
	NO _x	ppm	-				-					-				-		
	CO	ppm	3200				3200					3200				3200		

Graph of Measurement Result

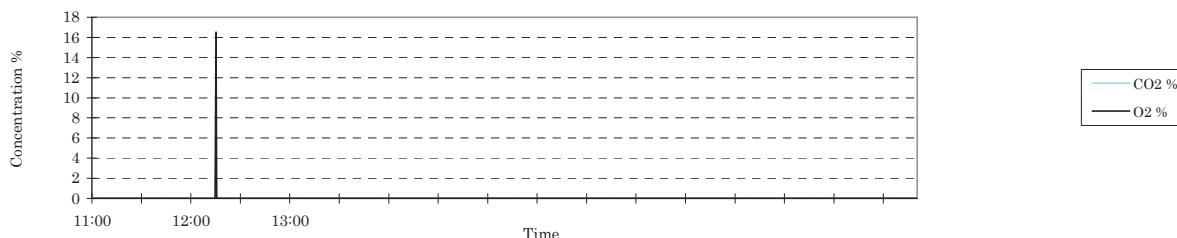
Date:	2011/11/25
Place:	Ikhzasag university-1
HOB type:	DZL-0.7
Boiler Capacity (kW):	0.70
Cross sectional area of duct (m ²):	0.075
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:
HODAKA did't work in the first half of the measurement.

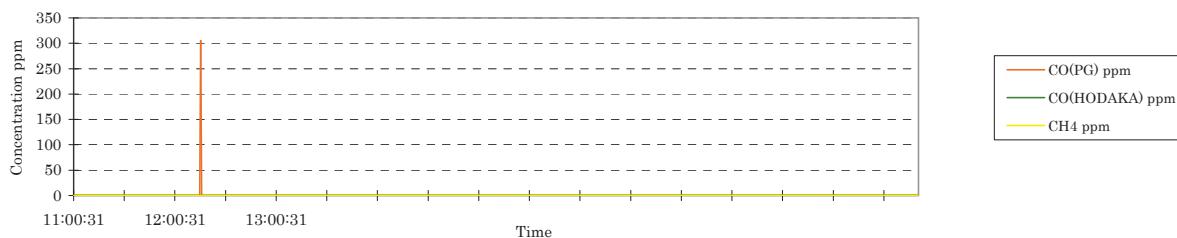
NOX,SO2,CO(Horiba),T



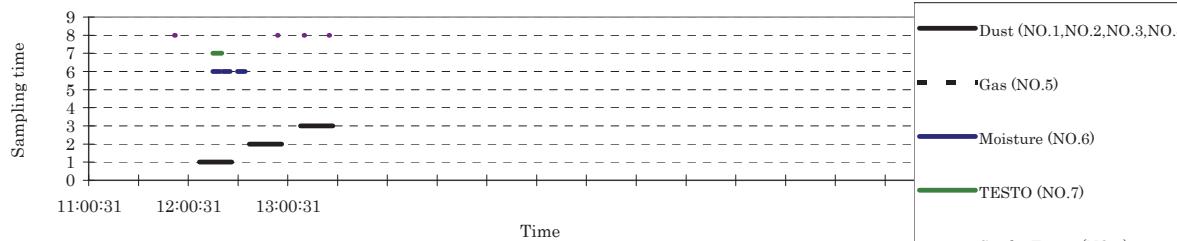
CO2,O2



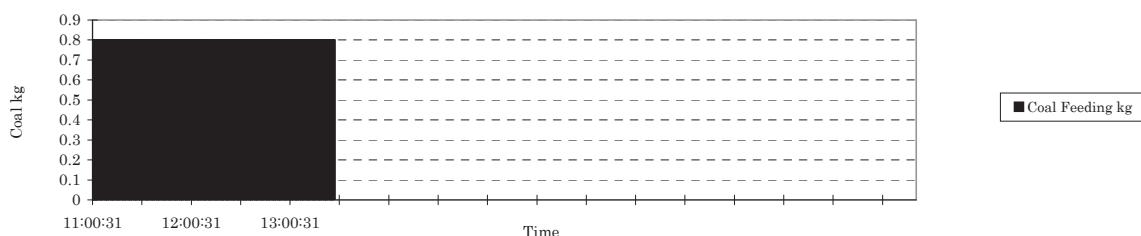
CO(PG-250),CO(HODAKA)



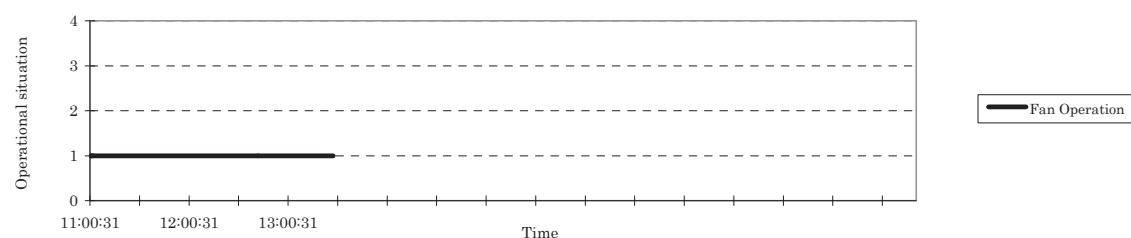
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



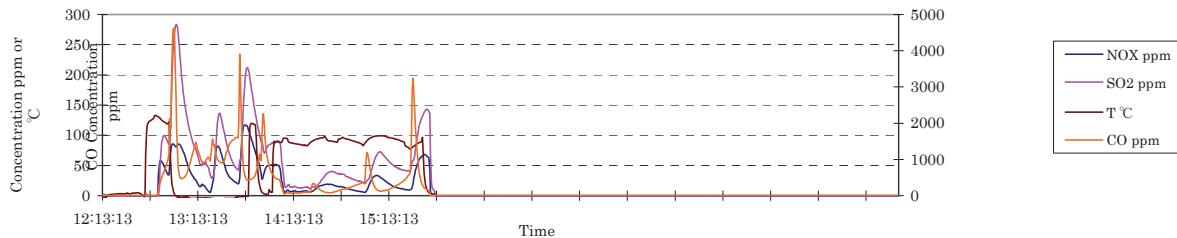
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

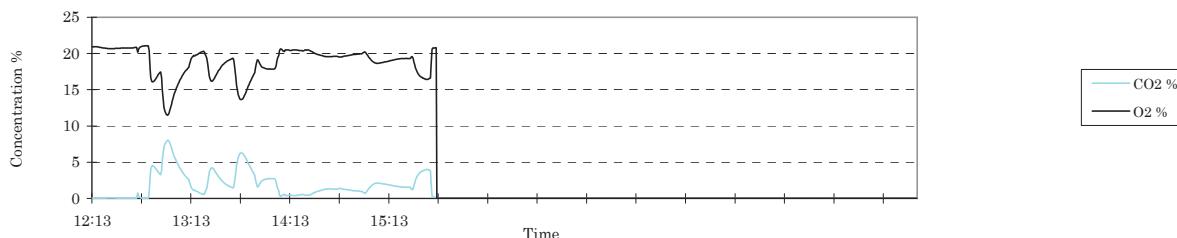
Date:	2011/11/29
Place:	NO.114 school
HOB type:	WWGS-0.35
Boiler Capacity (kW):	0.35
Cross sectional area of duct (m ²):	0.085
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:
HODAKA did't work in the first half of the measurement.

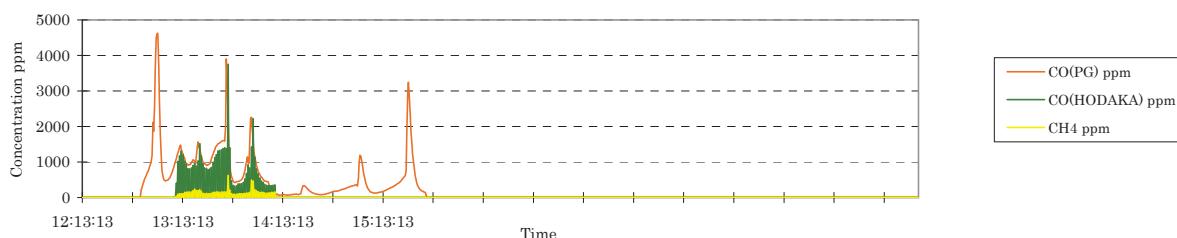
NOX,SO2,CO(Horiba),T



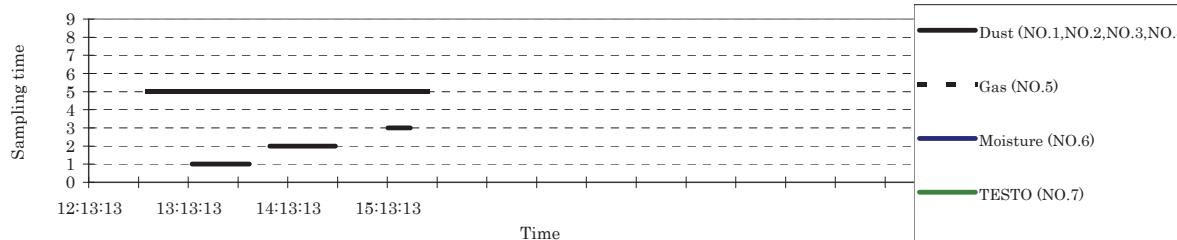
CO2,O2



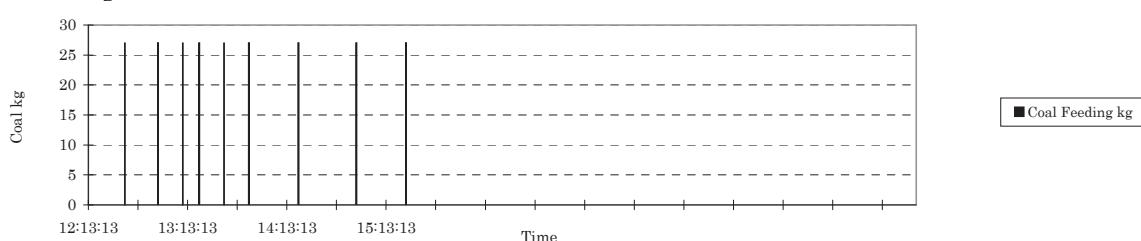
CO(PG-250),CO(HODAKA)



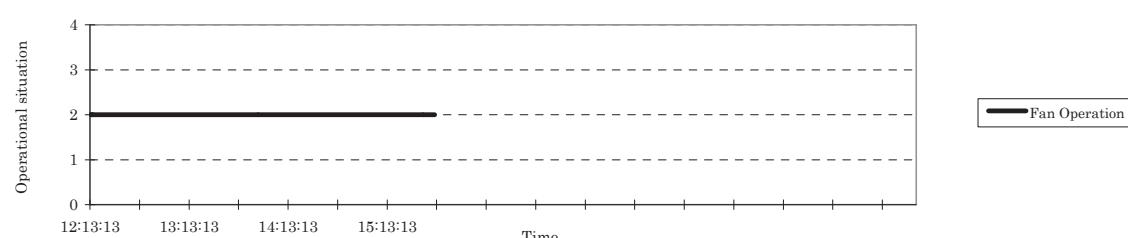
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



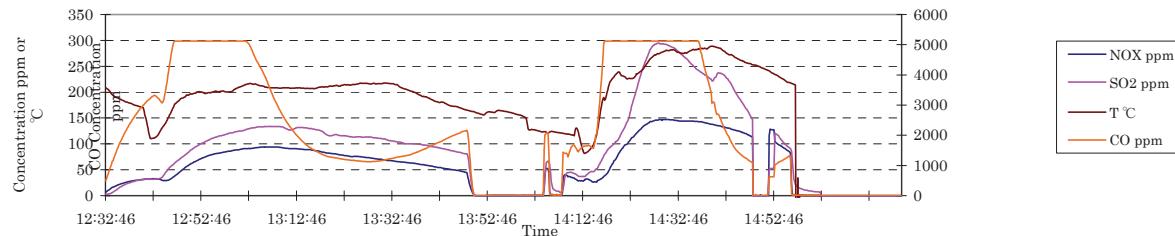
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

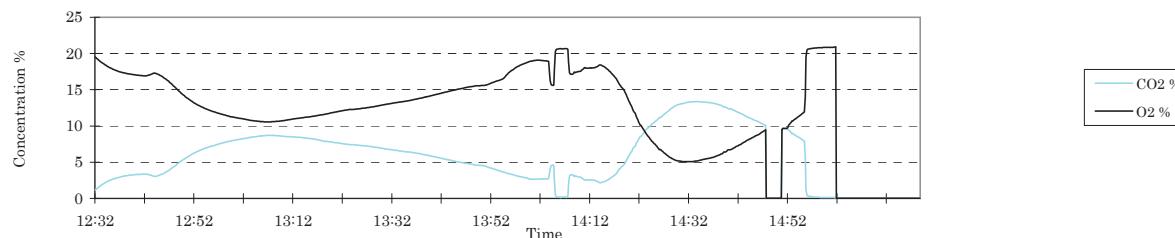
Date:	2011/12/2
Place:	Haan Bank
HOB type:	CLHG-0.6/C
Boiler Capacity (kW):	0.60
Cross sectional area of duct (m ²):	0.062
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

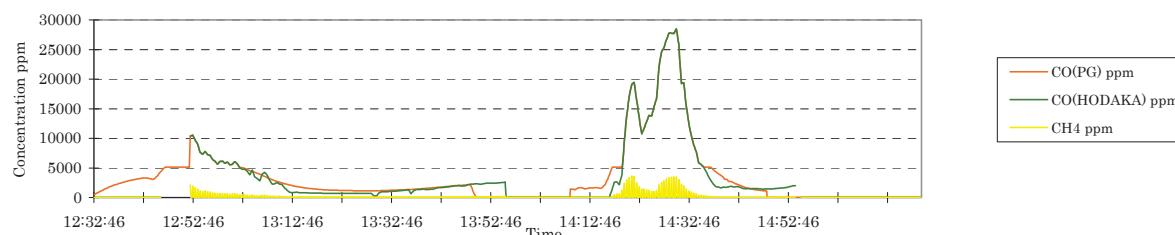
NOX,SO2,CO(Horiba),T



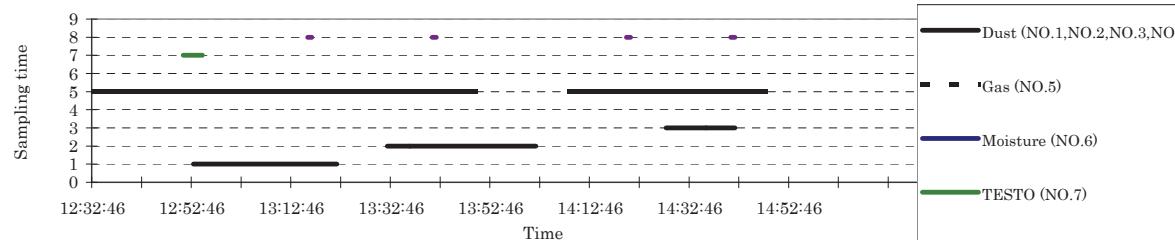
CO2,O2



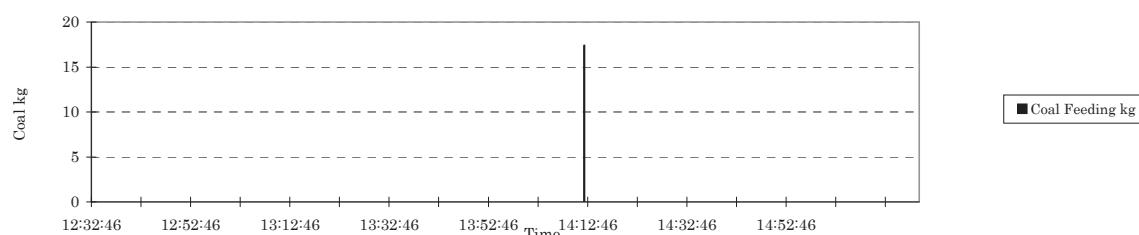
CO(PG-250),CO(HODAKA)



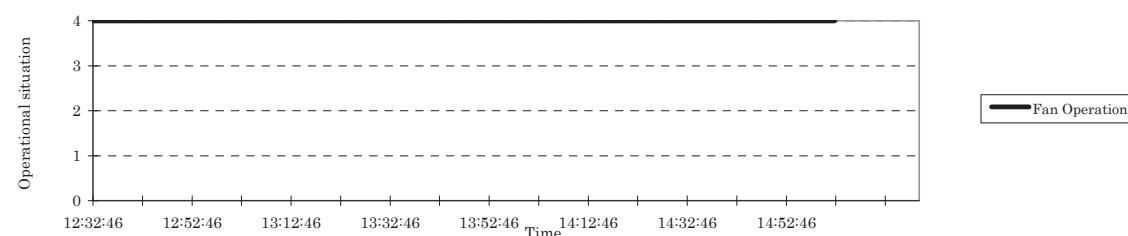
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



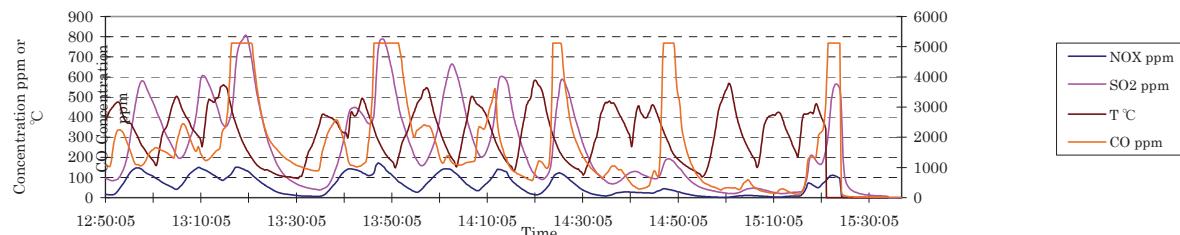
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

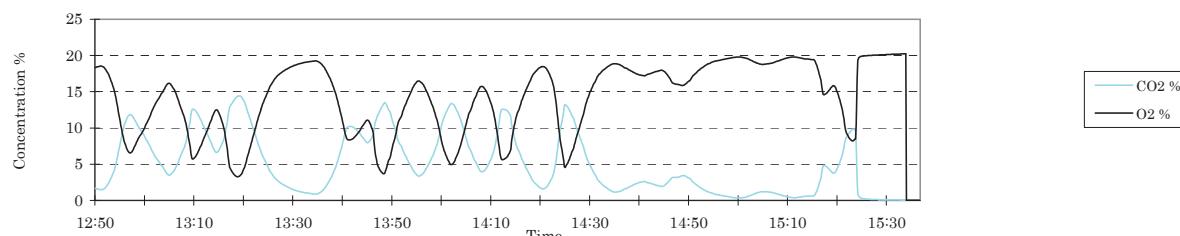
Date:	2011/12/9
Place:	Tavan gan
HOB type:	CLSG25
Boiler Capacity (kW):	0.25
Cross sectional area of duct (m ²):	0.049
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:
HODAKA did't work in the first half of the measurement.

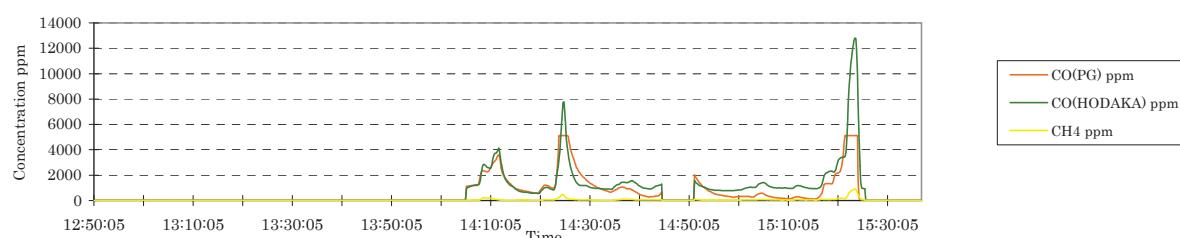
NOX,SO2,CO(Horiba),T



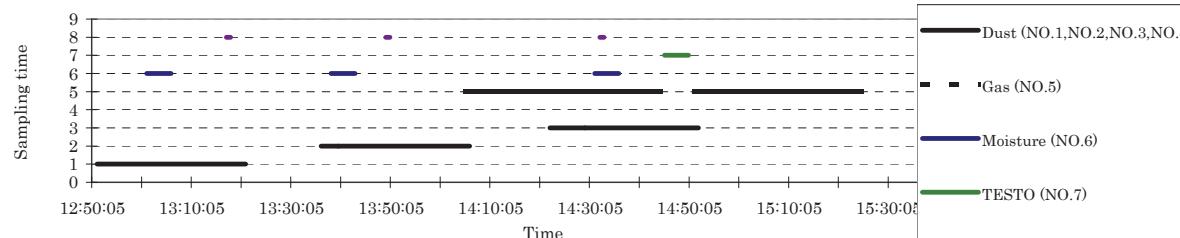
CO2,O2



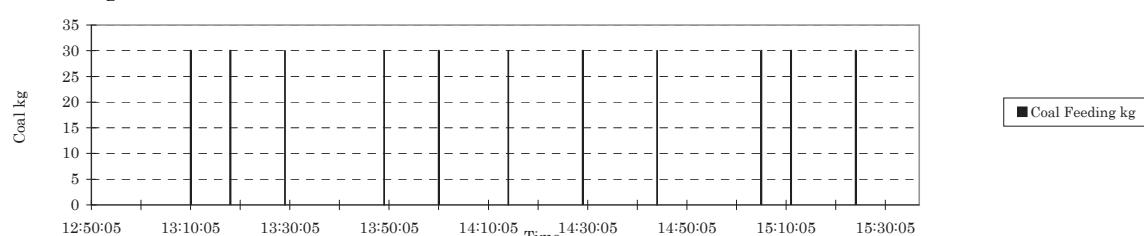
CO(PG-250),CO(HODAKA)



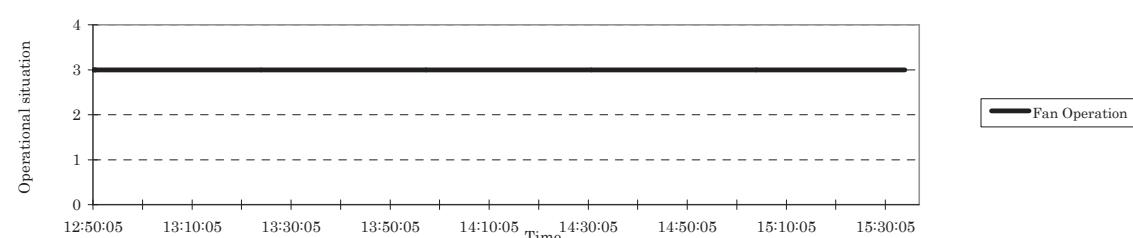
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



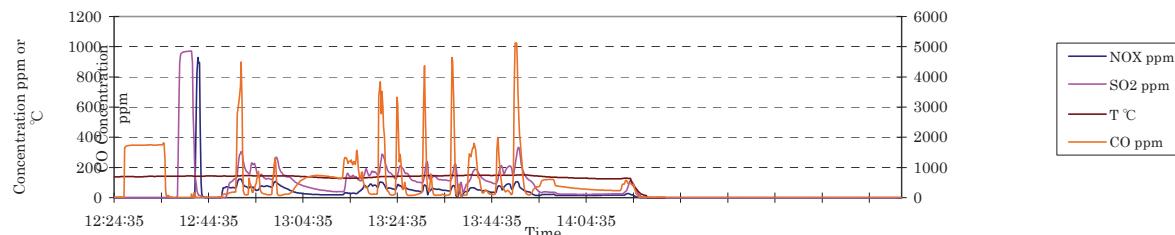
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

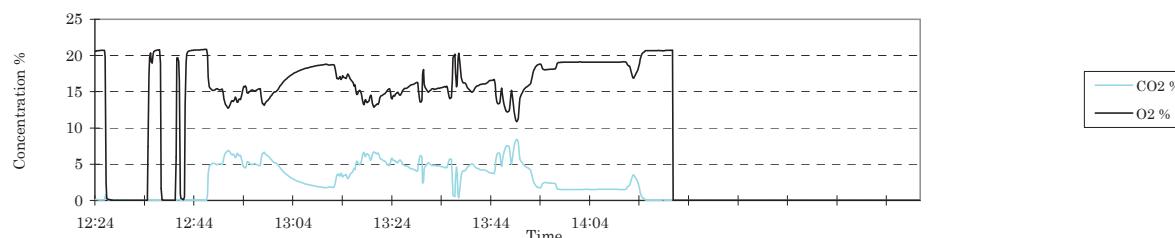
Date:	2011/12/14
Place:	MCS Tiger beer
HOB type:	DZL4
Boiler Capacity (kW):	4.00
Cross sectional area of duct (m ²):	0.1119
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

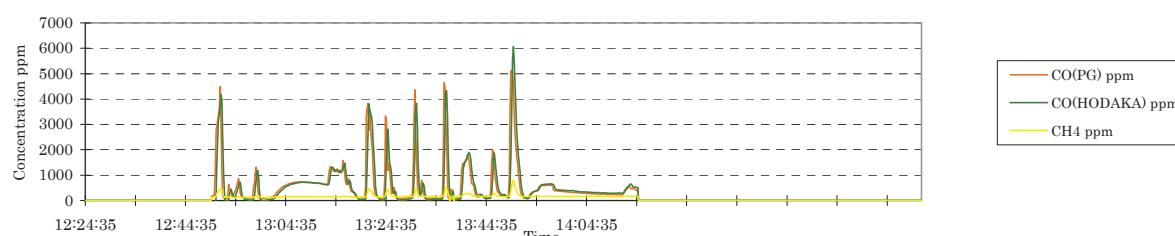
NOX,SO2,CO(Horiba),T



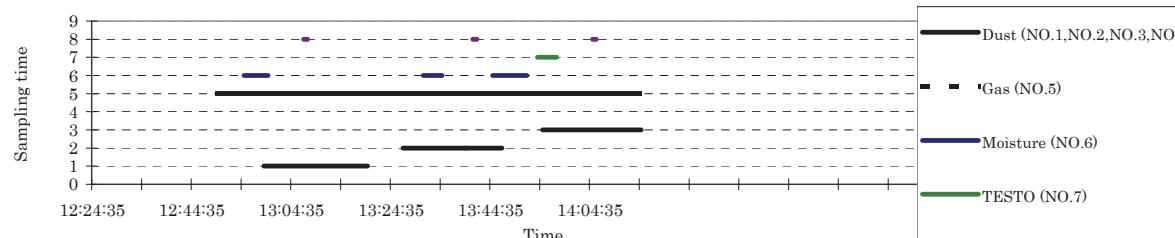
CO2,O2



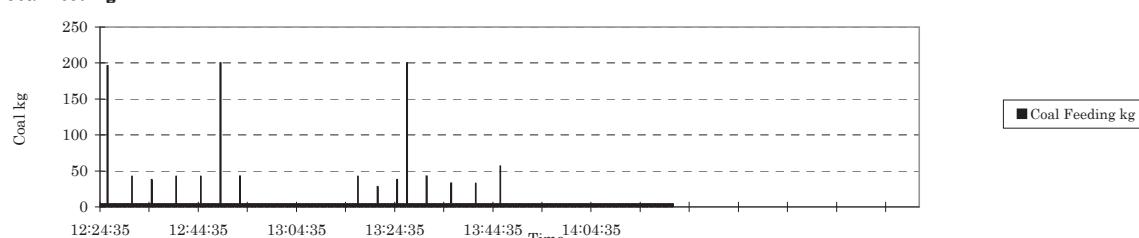
CO(PG-250),CO(HODAKA)



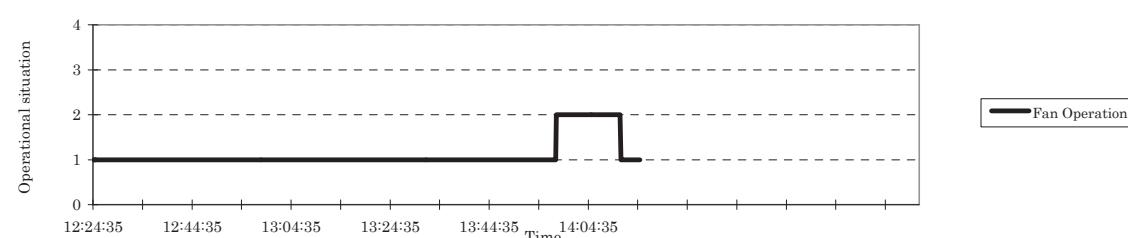
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



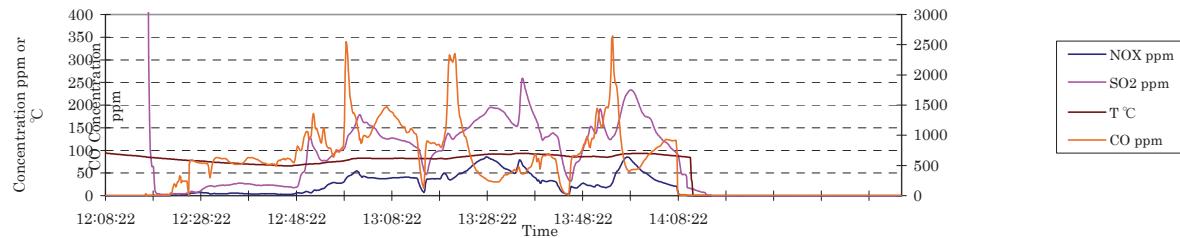
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

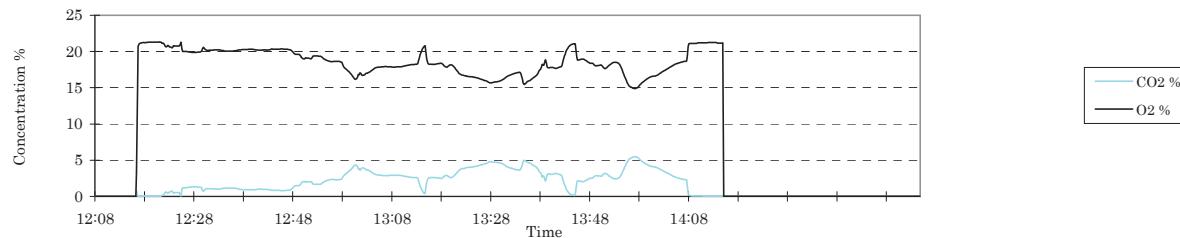
Date:	2011/12/16
Place:	Ikhzasag university-3
HOB type:	1900/1/0
Boiler Capacity (kW):	0.00
Cross sectional area of duct (m ²):	0.201
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

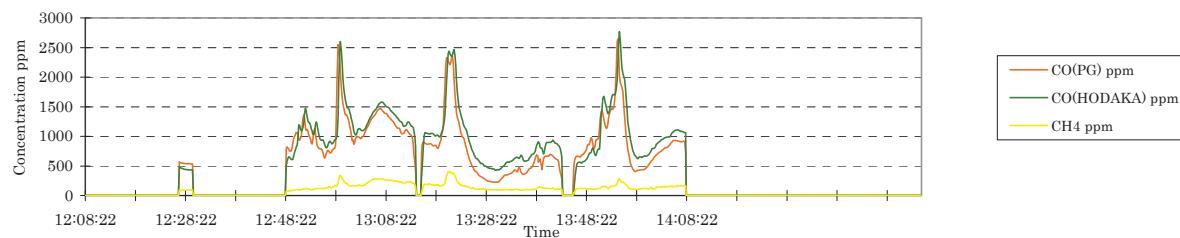
NOX,SO2,CO(Horiba),T



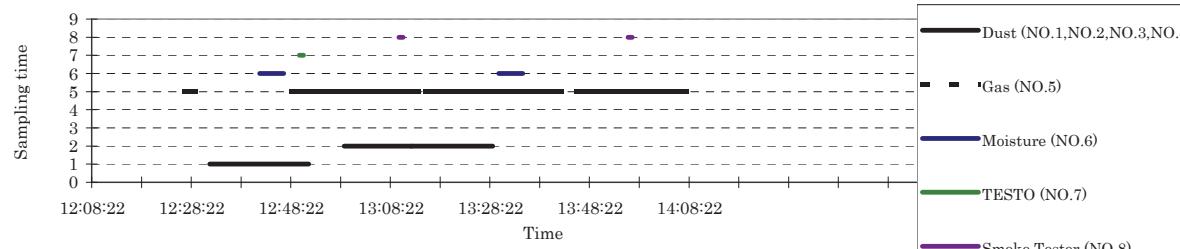
CO2,O2



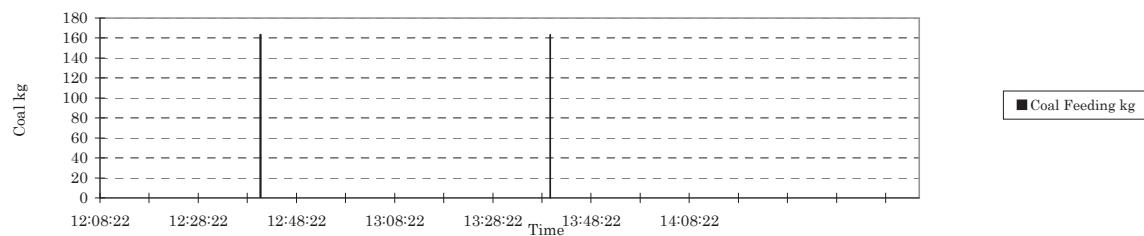
CO(PG-250),CO(HODAKA)



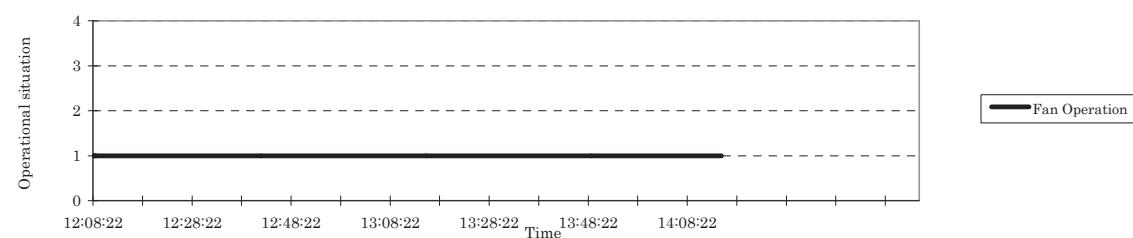
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



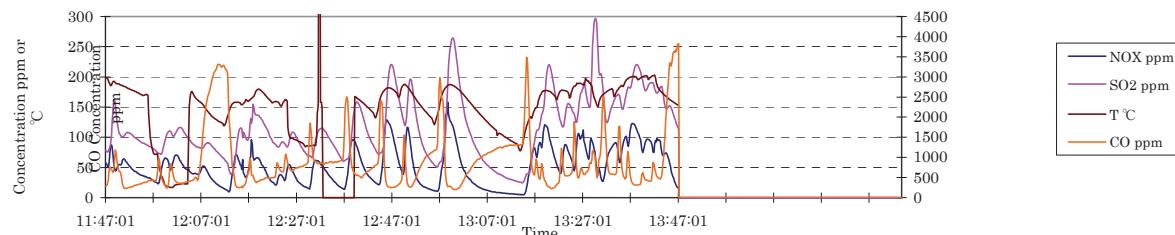
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

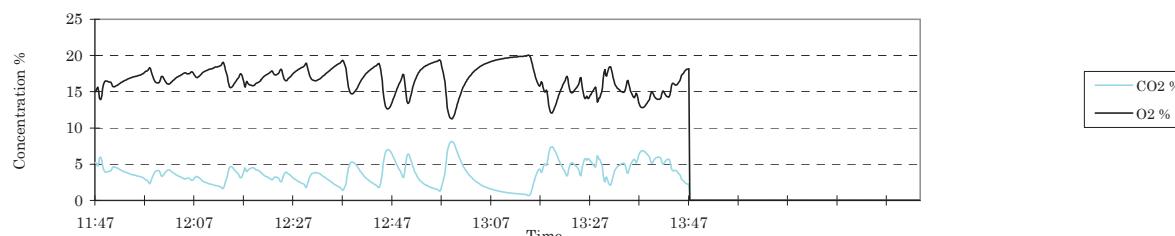
Date:	2011/12/20
Place:	NO.60 secondary school
HOB type:	MUHT
Boiler Capacity (kW):	0.70
Cross sectional area of duct (m ²):	0.075
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

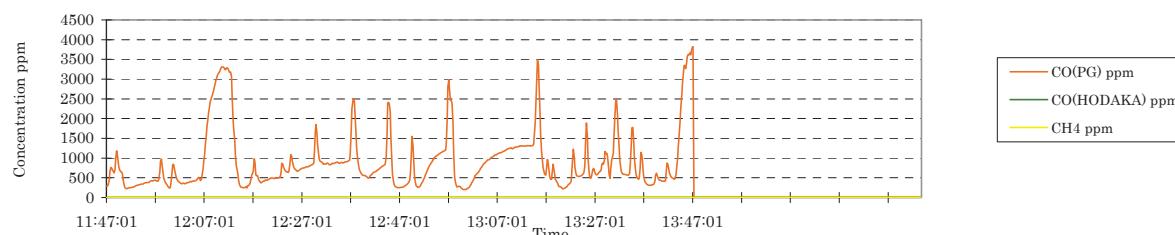
NOX,SO2,CO(Horiba),T



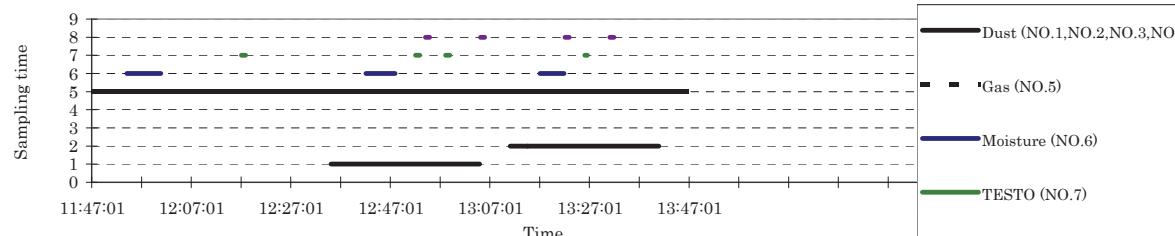
CO2,O2



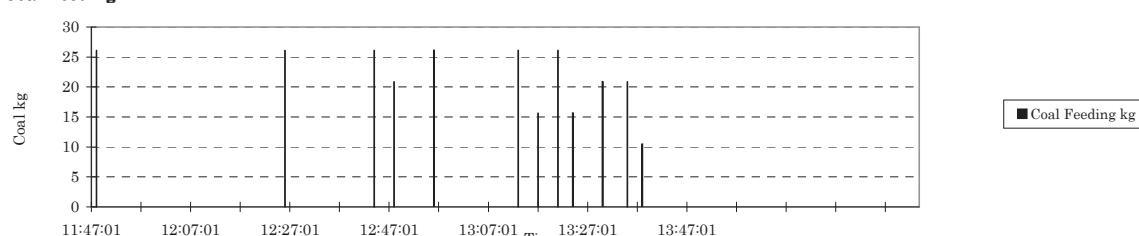
CO(PG-250),CO(HODAKA)



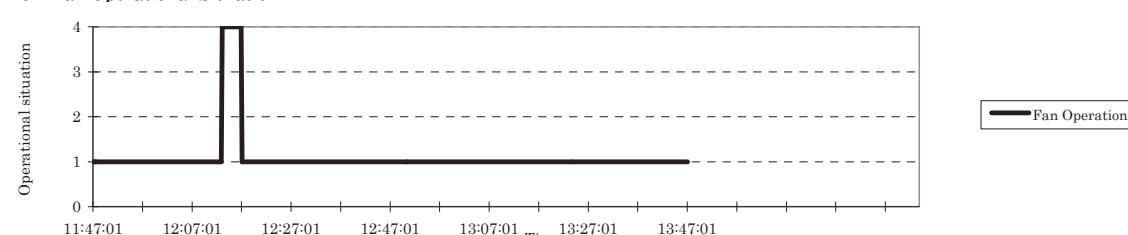
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



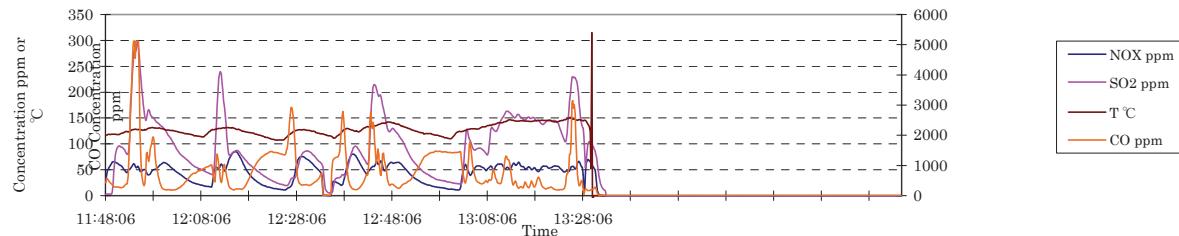
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

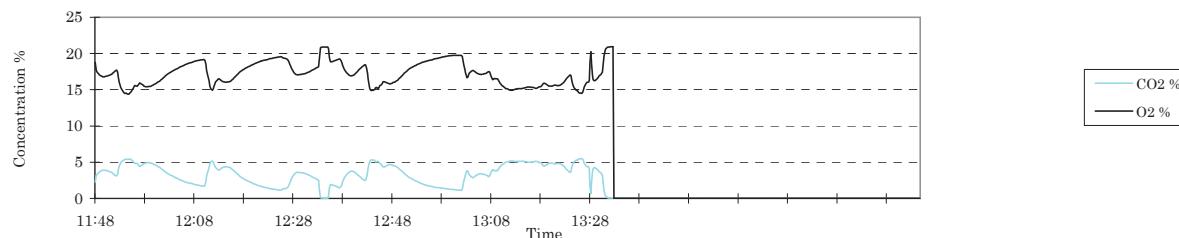
Date:	2011/12/22
Place:	kyoyulaakhuu
HOB type:	HP-18-54
Boiler Capacity (kW):	0.40
Cross sectional area of duct (m ²):	0.785
Type of Coal:	Nalaikh+excrement

Comment:

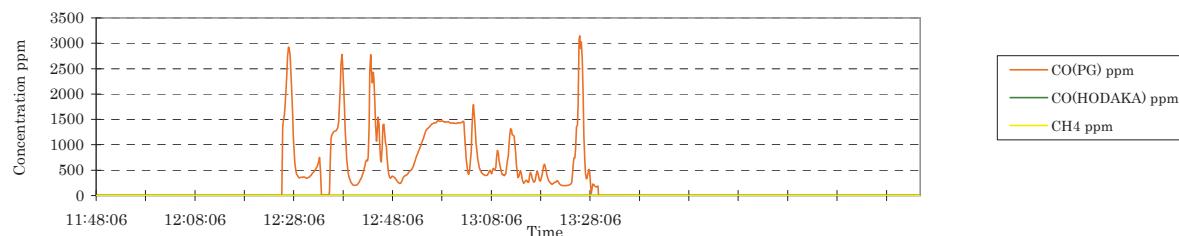
NOX,SO2,CO(Horiba),T



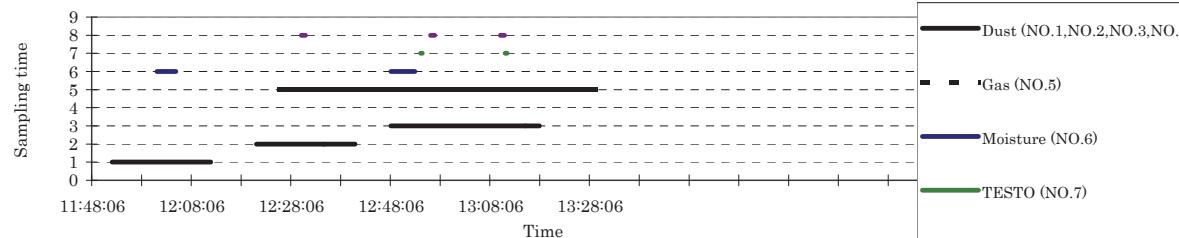
CO2,O2



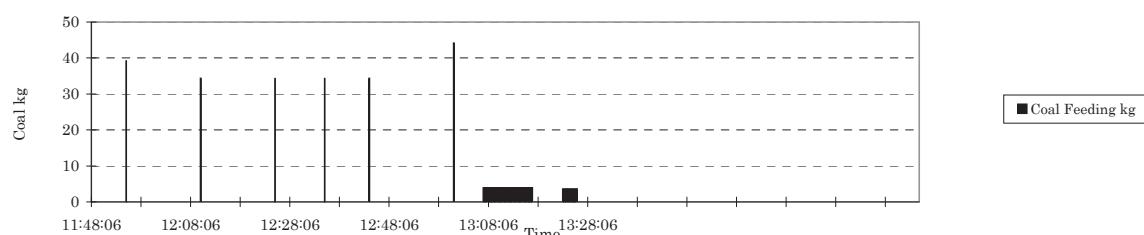
CO(PG-250),CO(HODAKA)



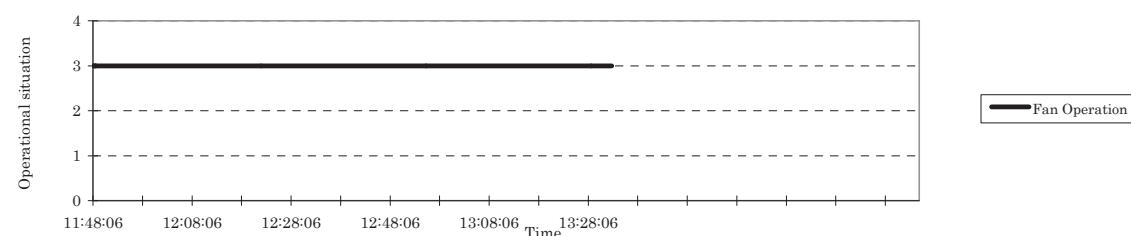
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



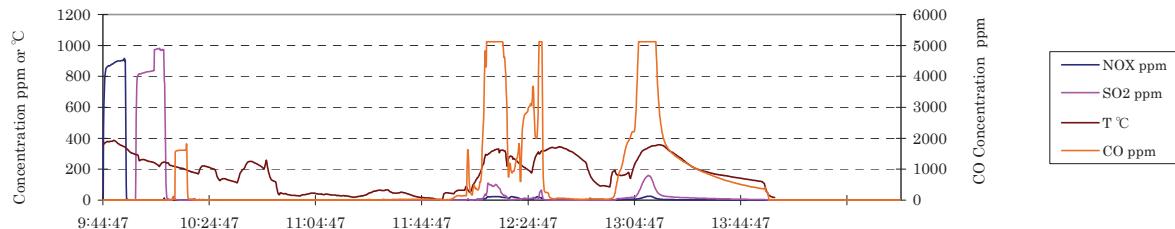
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

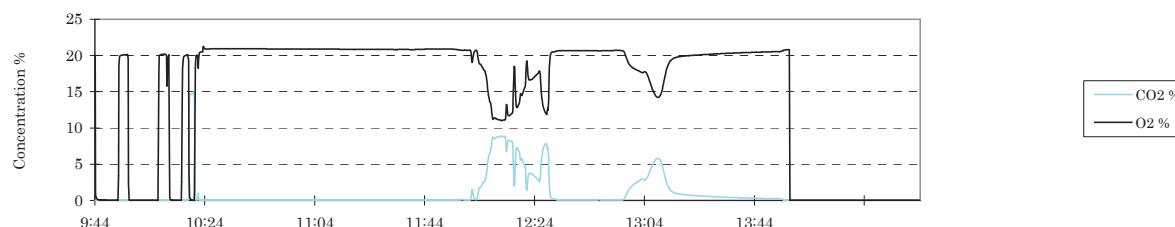
Date:	2011/12/27
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.009
Type of Coal:	wood + Nalaikh coal

Comment:

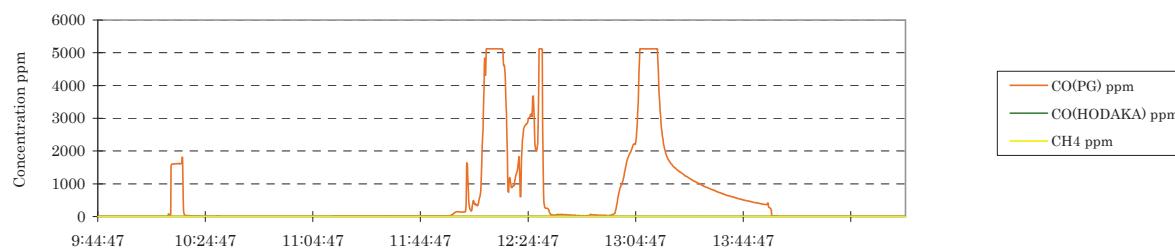
NOX,SO2,CO(Horiba),T



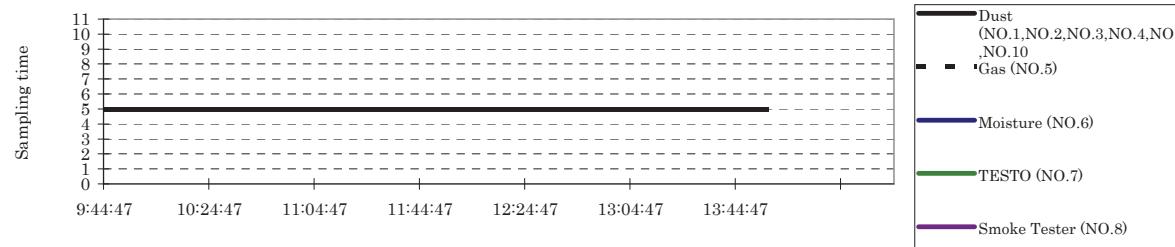
CO2,O2



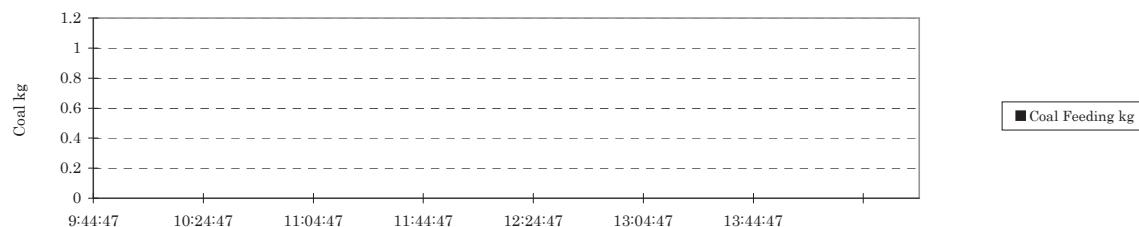
CO(PG-250),CO(HODAKA)



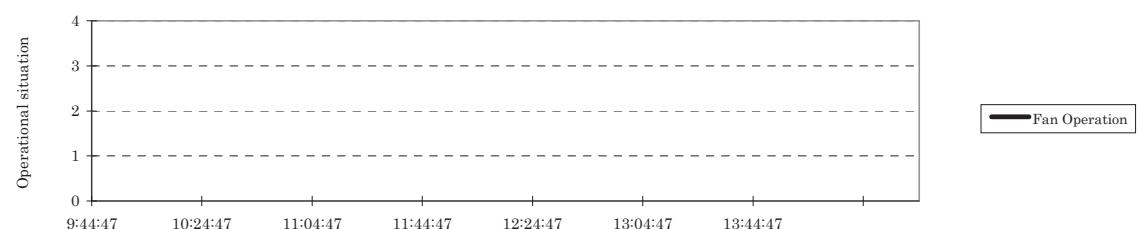
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



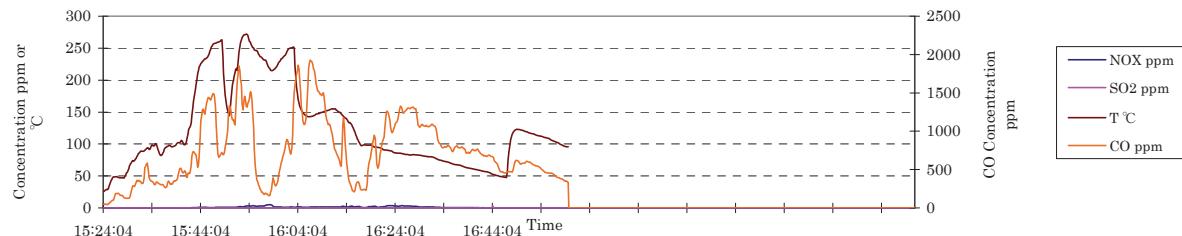
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

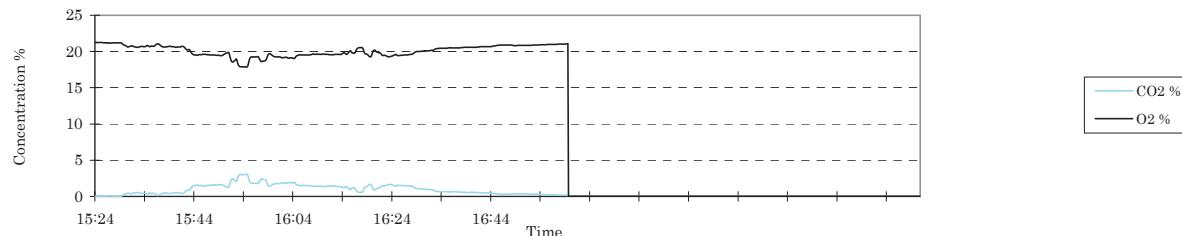
Date:	2011/12/28
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.009
Type of Coal:	wood only

Comment:
Fuel is only woods.

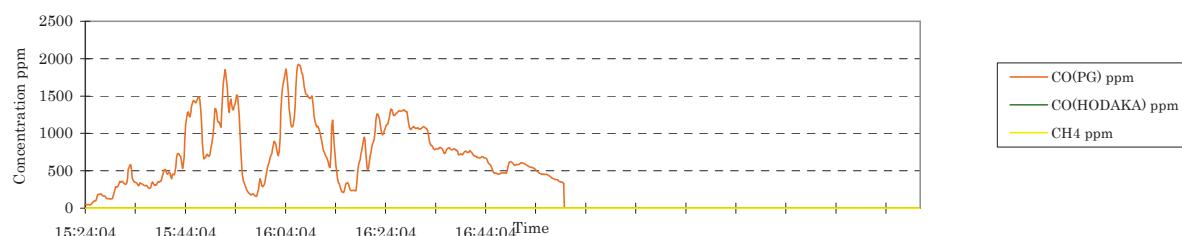
NOX,SO2,CO(Horiba),T



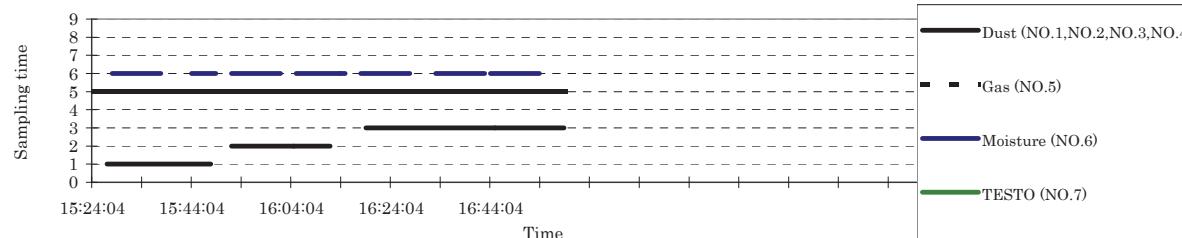
CO2,O2



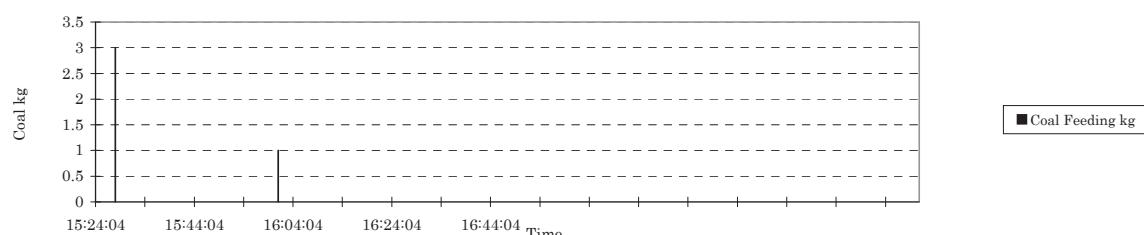
CO(PG-250),CO(HODAKA)



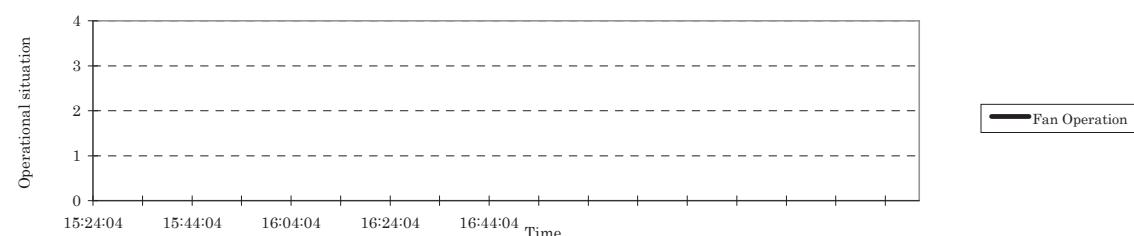
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



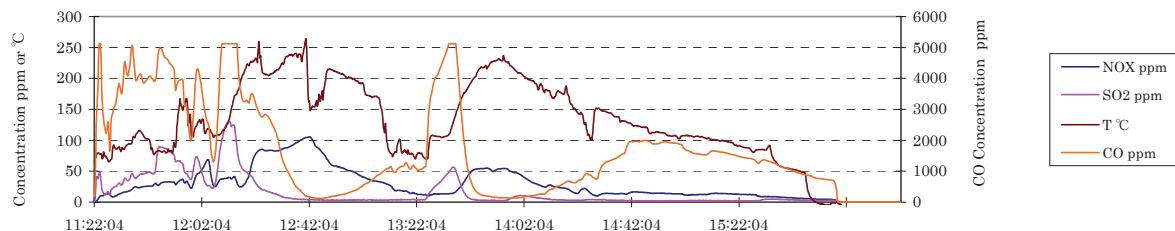
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

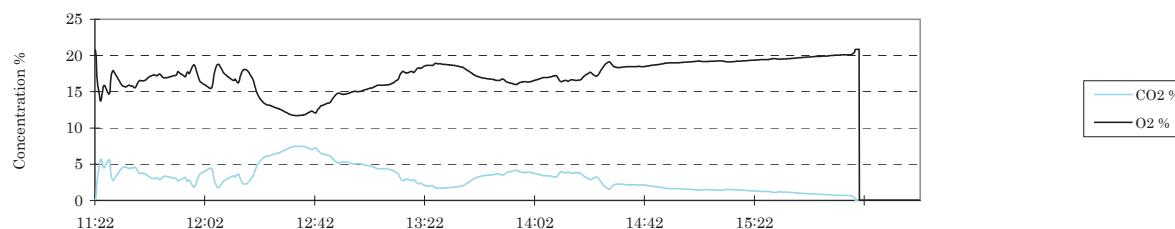
Date:	2011/12/29
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.009
Type of Coal:	wood + Nalaikh coal

Comment:

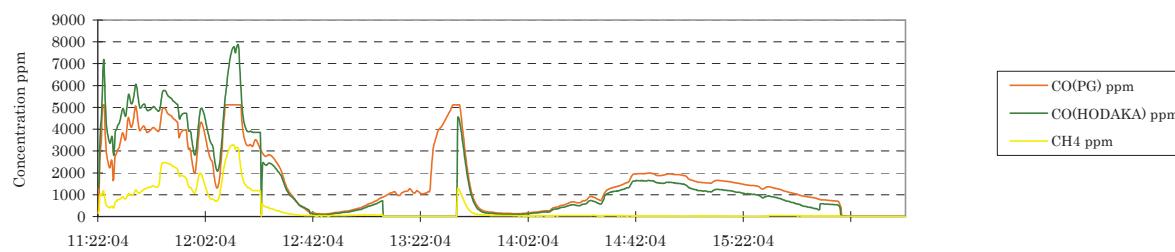
NOX,SO2,CO(Horiba),T



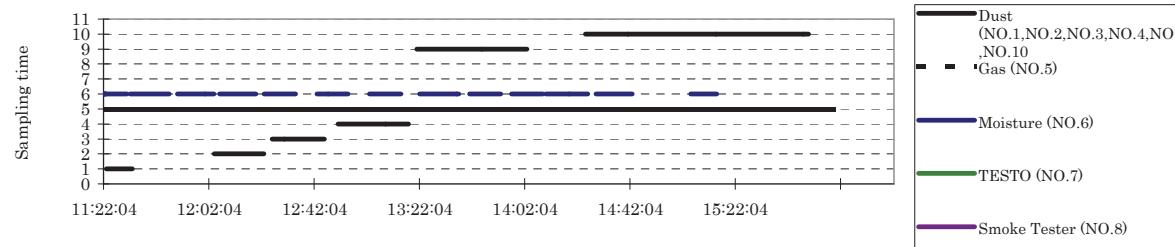
CO2,O2



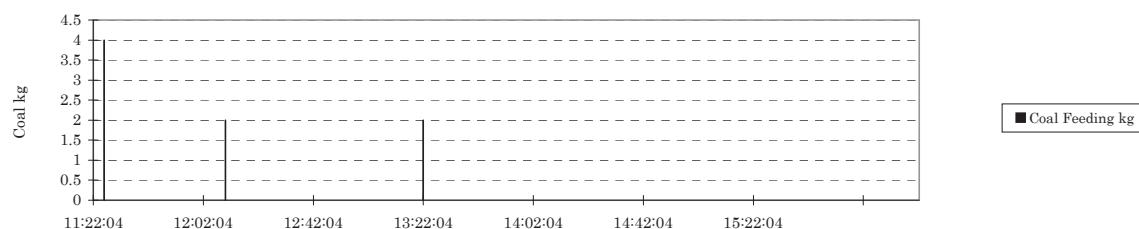
CO(PG-250),CO(HODAKA)



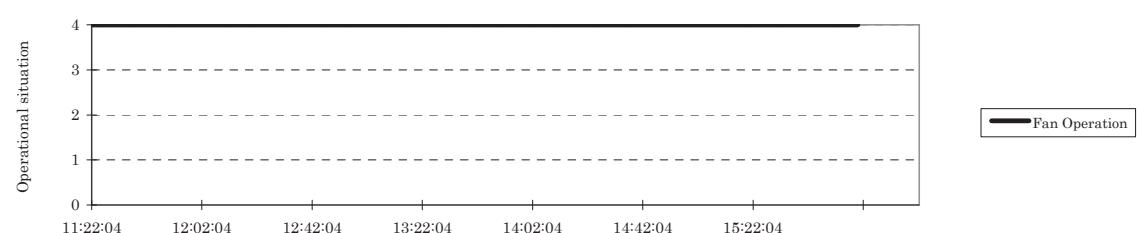
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



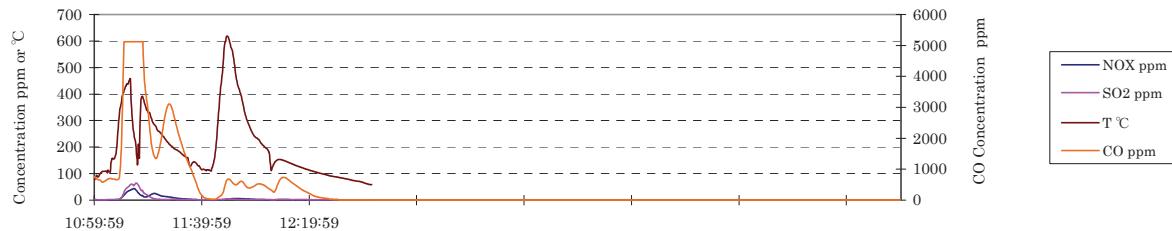
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

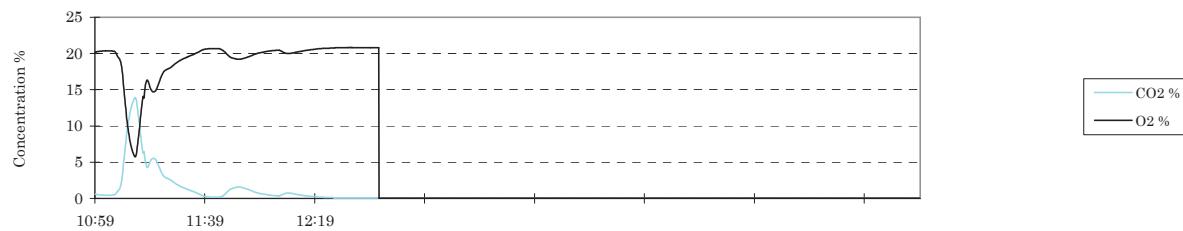
Date:	2011/12/30
Place:	Obi's ger
HOB type:	turky ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.013
Type of Coal:	wood only

Comment:

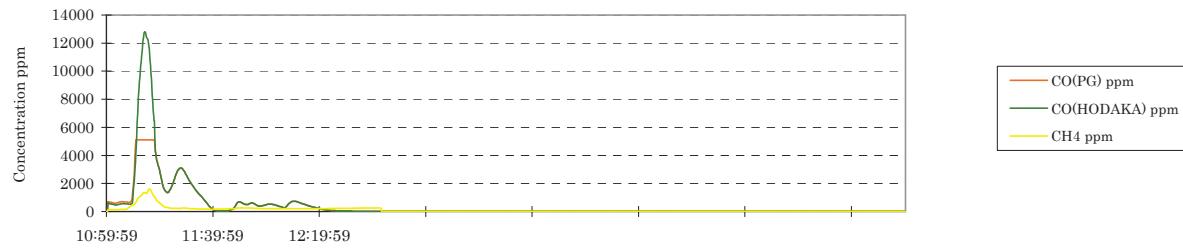
NOX,SO2,CO(Horiba),T



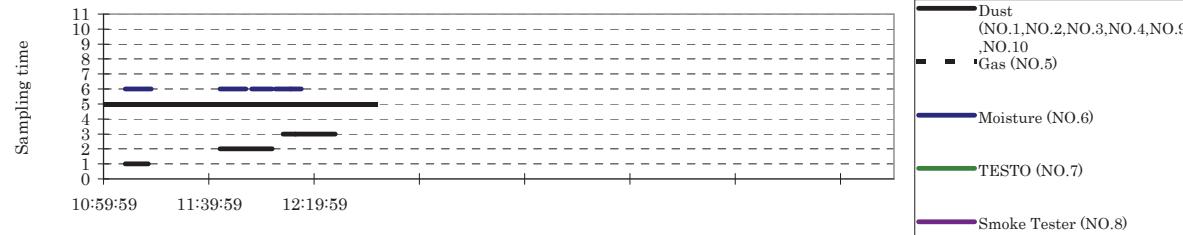
CO2,O2



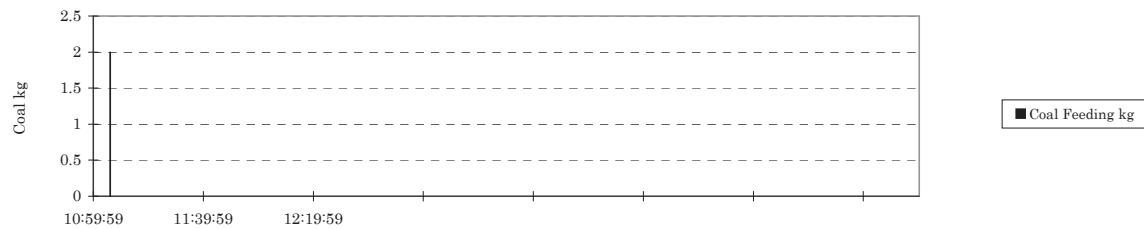
CO(PG-250),CO(HODAKA)



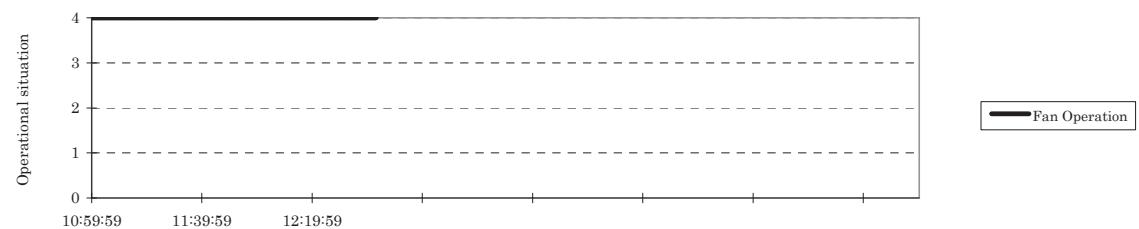
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



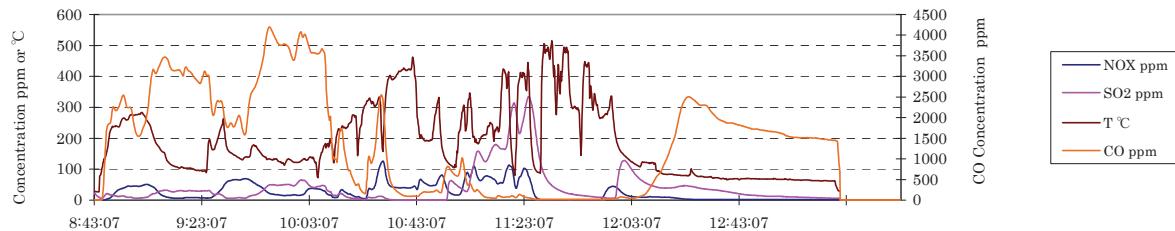
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

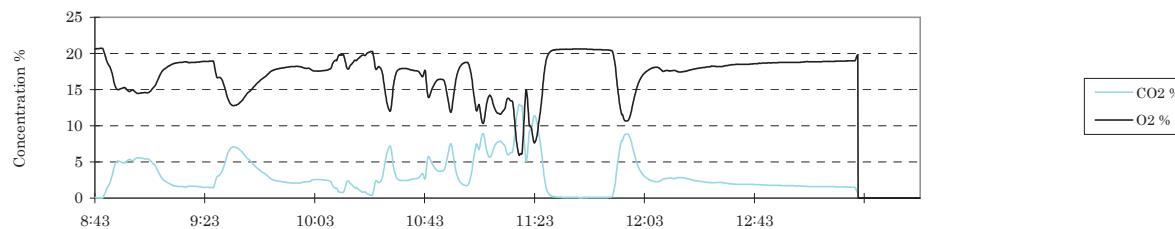
Date:	2011/12/31
Place:	Obi's ger
HOB type:	turky ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.013
Type of Coal:	wood + Nalaikh coal

Comment:

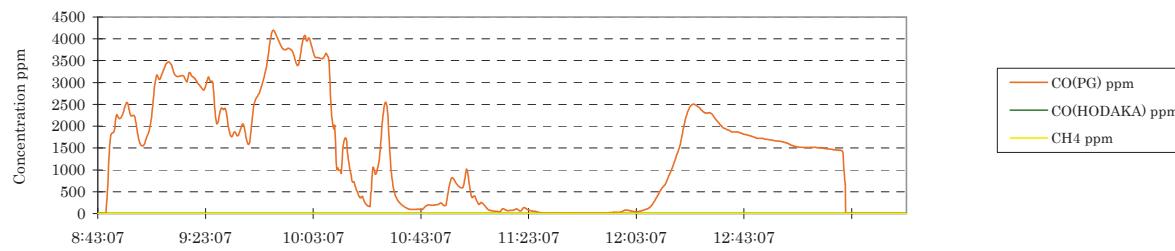
NOX,SO2,CO(Horiba),T



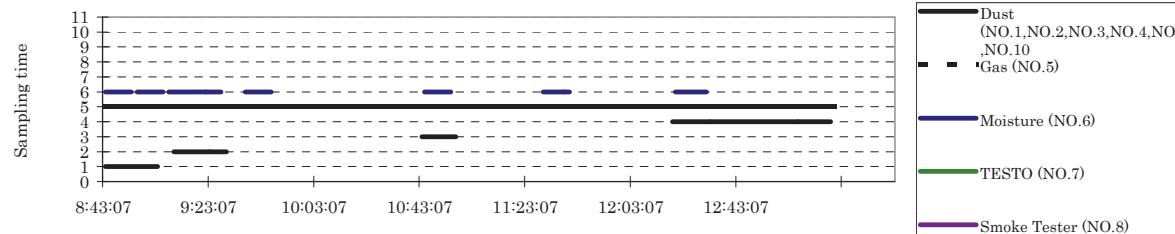
CO2,O2



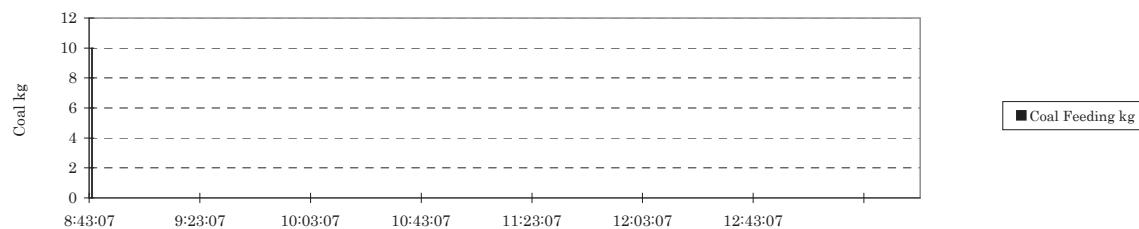
CO(PG-250),CO(HODAKA)



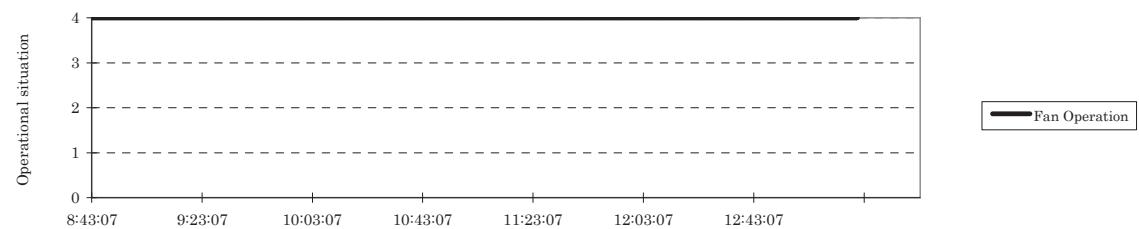
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



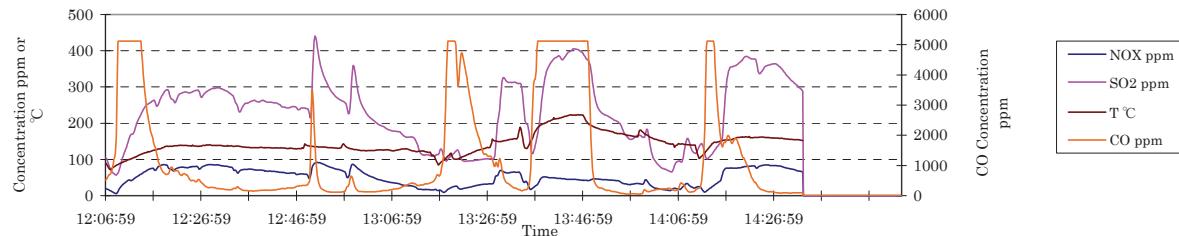
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

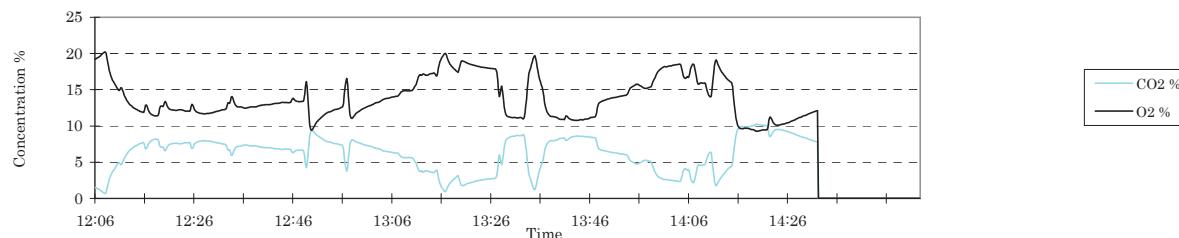
Date:	2012/1/4
Place:	O.113 secondary scho
HOB type:	MDZ-0.25
Boiler Capacity (kW):	0.25
Cross sectional area of duct (m ²):	0.091
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

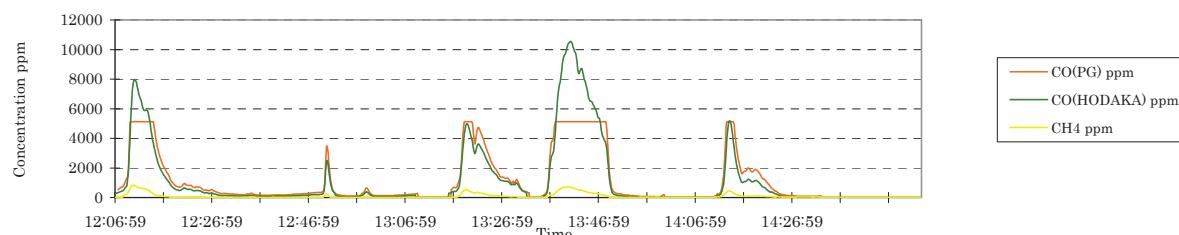
NOX,SO2,CO(Horiba),T



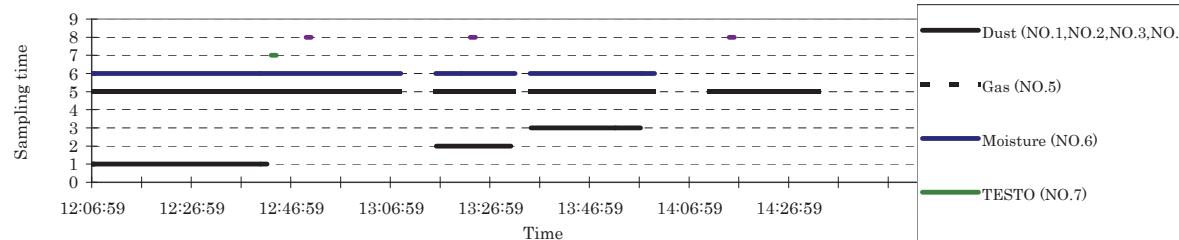
CO2,O2



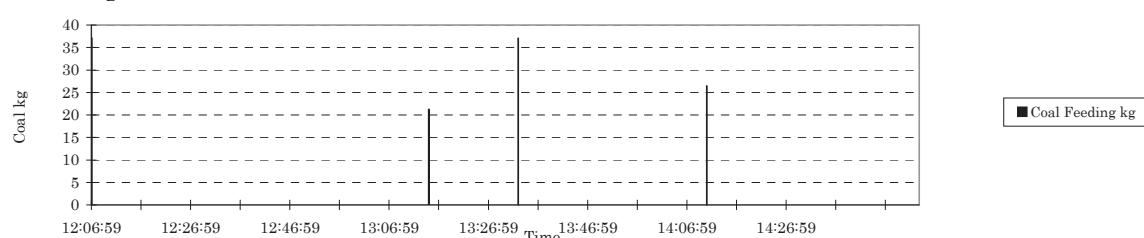
CO(PG-250),CO(HODAKA)



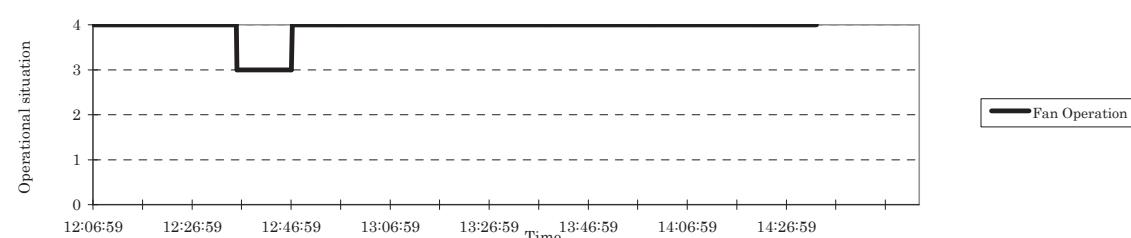
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



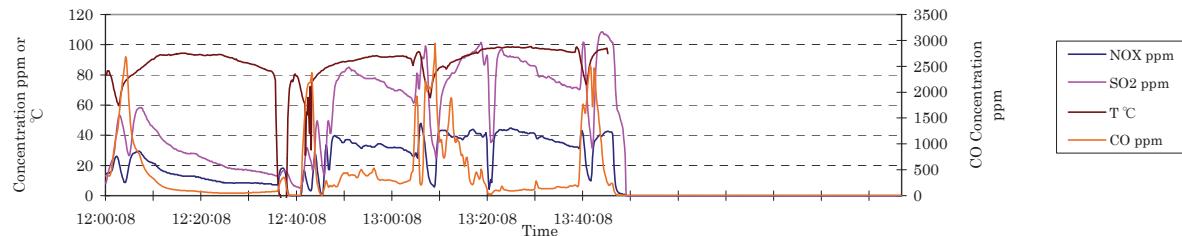
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

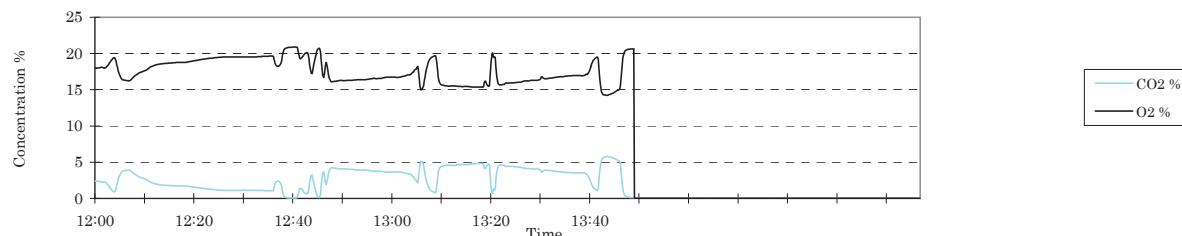
Date:	2012/1/5
Place:	NO.92 school
HOB type:	MDZ-063
Boiler Capacity (kW):	0.63
Cross sectional area of duct (m ²):	0.233
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

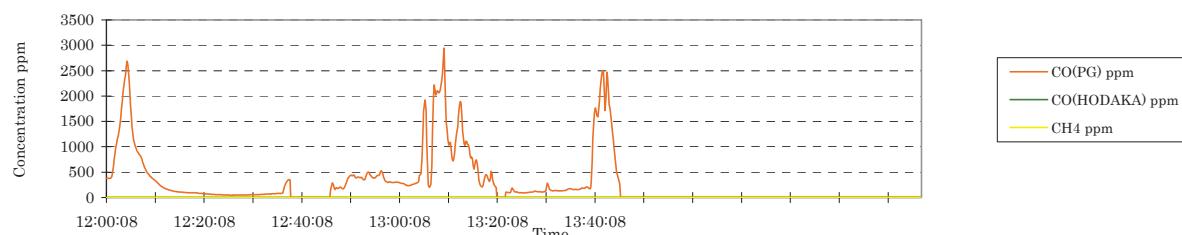
NOX,SO2,CO(Horiba),T



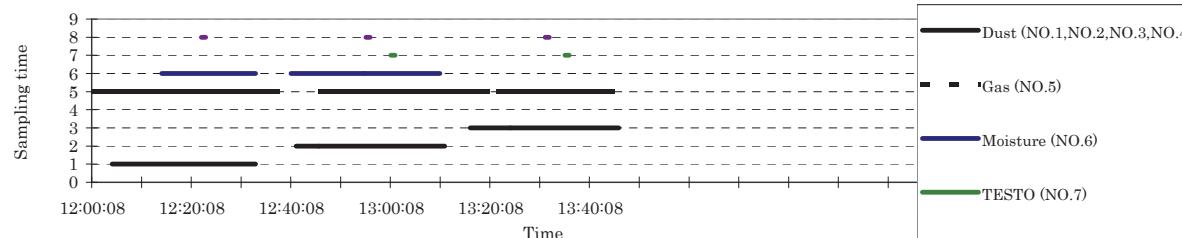
CO2,O2



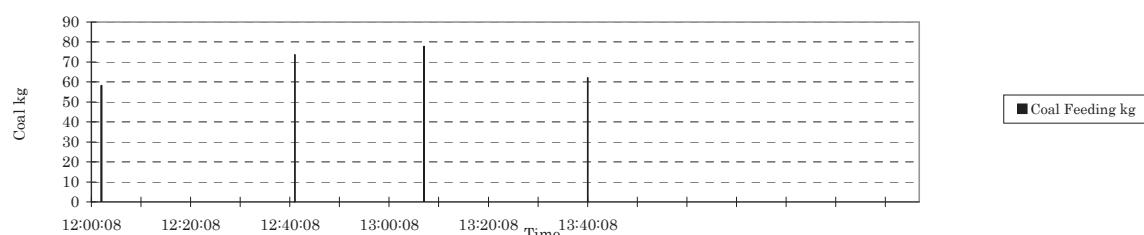
CO(PG-250),CO(HODAKA)



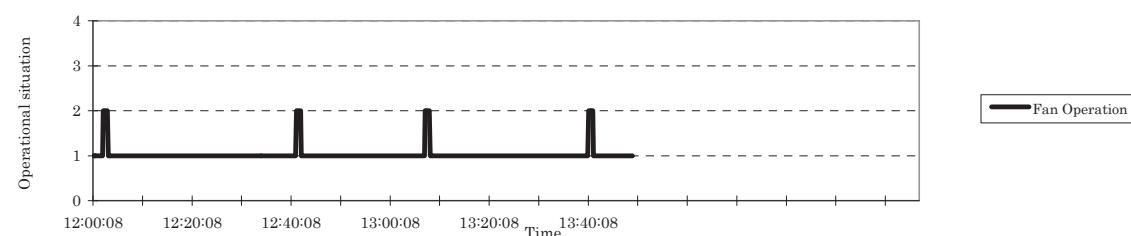
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



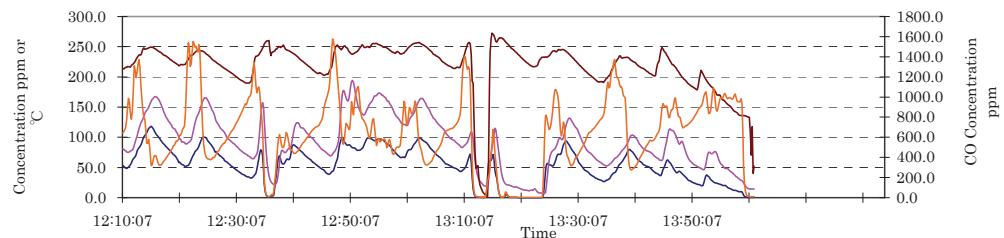
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

Date:	2012/1/6
Place:	Train Repair
HOB type:	BZUI 100
Boiler Capacity (kW):	0.85
Cross sectional area of duct (m ²):	0.636
Type of Coal:	Siveovo

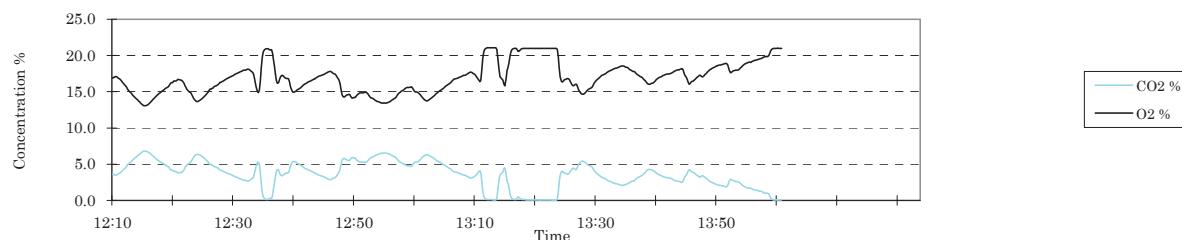
Comment:

NOX,SO2,CO(Horiba),T



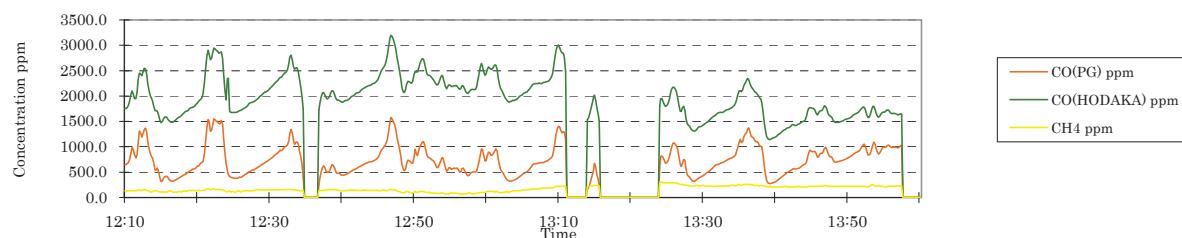
Legend:
 NOX ppm
 SO2 ppm
 T °C
 CO ppm

CO2,O2



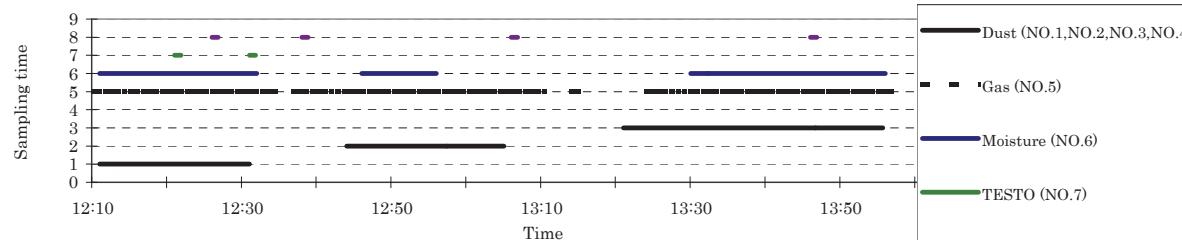
Legend:
 CO2 %
 O2 %

CO(PG-250),CO(HODAKA)

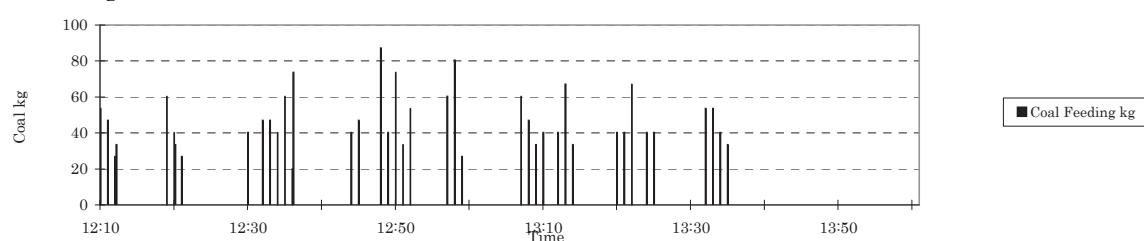


Legend:
 CO(PG) ppm
 CO(HODAKA) ppm
 CH4 ppm

Sampling time (Target time)

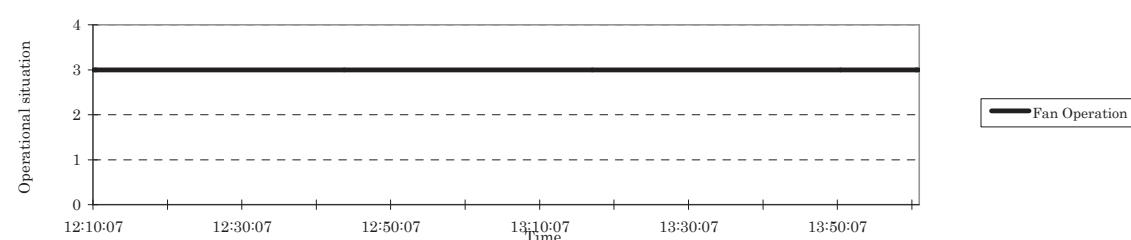


Coal Feeding



Legend:
 Coal Feeding kg

HOB Fan Operational Situation



Legend:
 Fan Operation

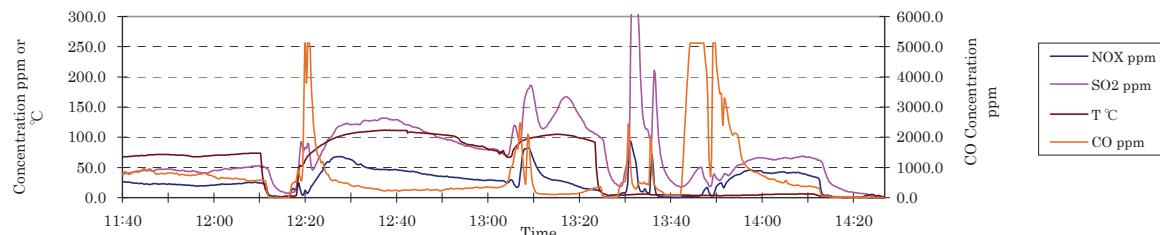
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

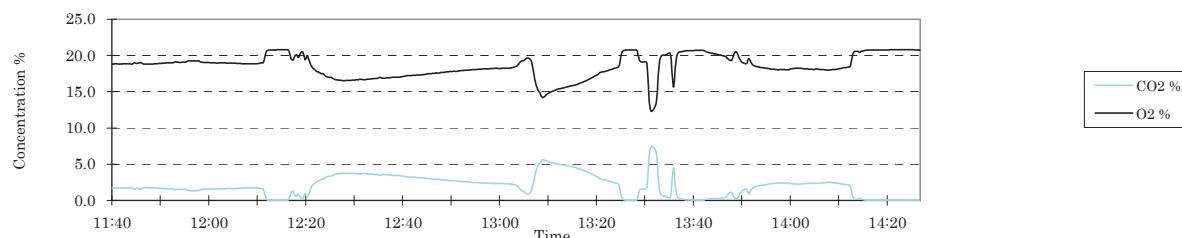
Date:	2012/1/10
Place:	#106 School
HOB type:	Thermochlor-0.3
Boiler Capacity (kW):	0.35
Cross sectional area of duct (m ²):	0.085
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

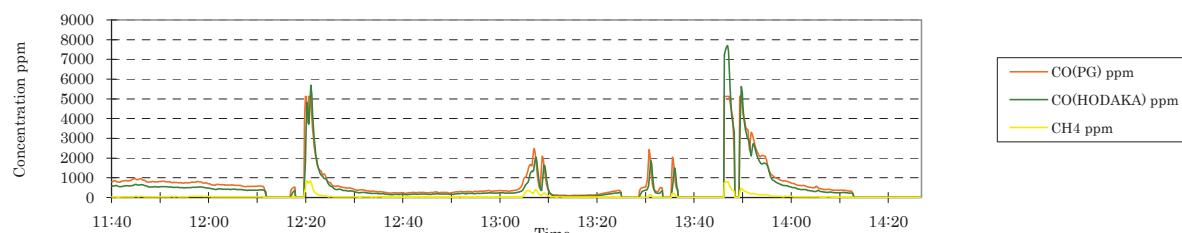
NOX,SO2,CO(Horiba),T



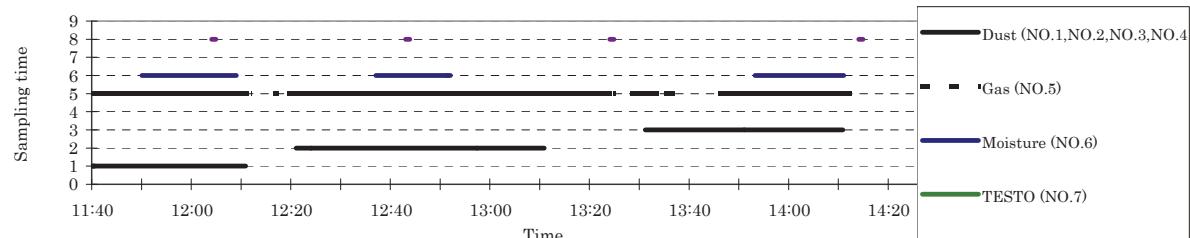
CO2,O2



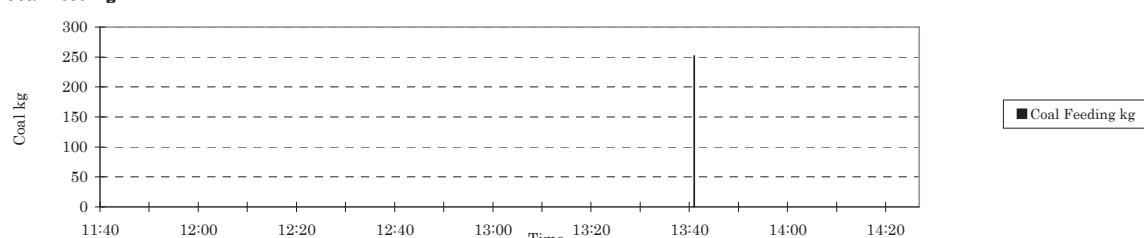
CO(PG-250),CO(HODAKA)



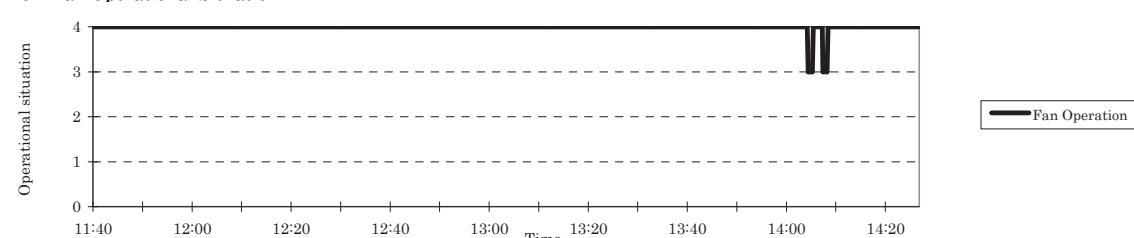
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



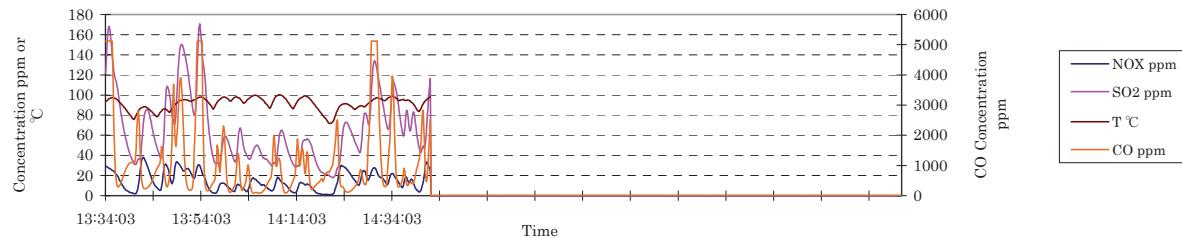
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

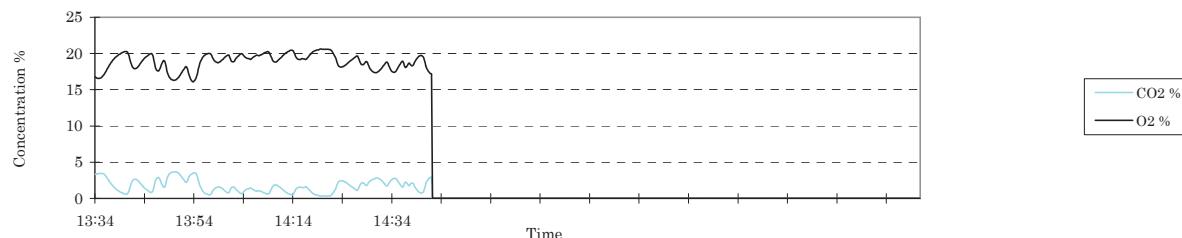
Date:	2012/1/11
Place:	No.88 school
HOB type:	KBPO7KB
Boiler Capacity (kW):	0.70
Cross sectional area of duct (m ²):	0.490
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

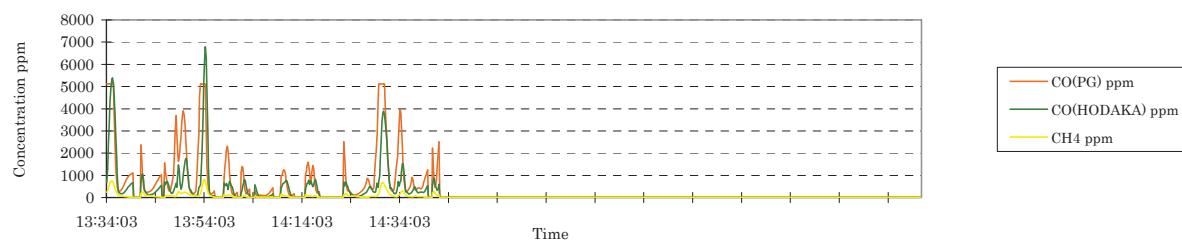
NOX,SO2,CO(Horiba),T



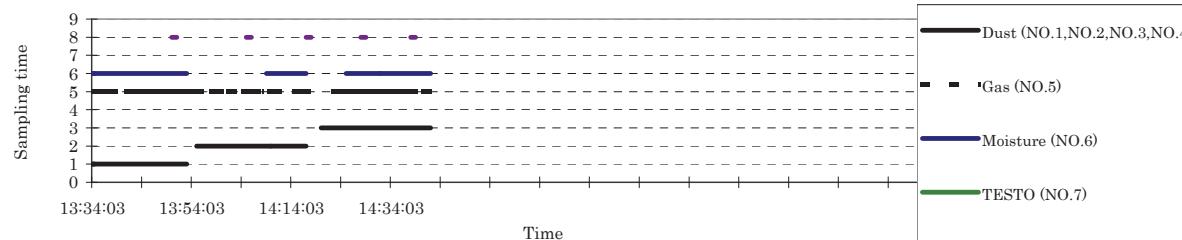
CO2,O2



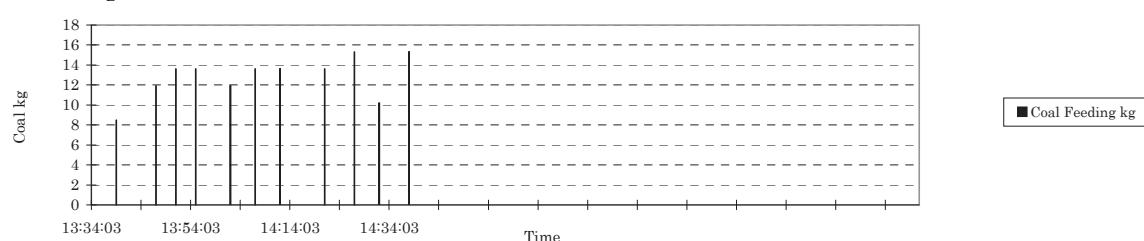
CO(PG-250),CO(HODAKA)



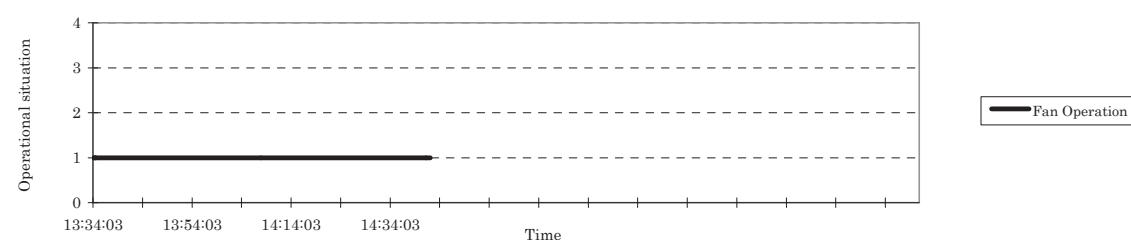
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



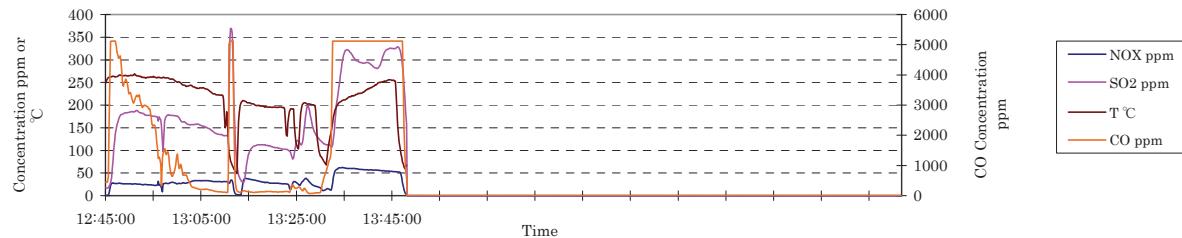
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

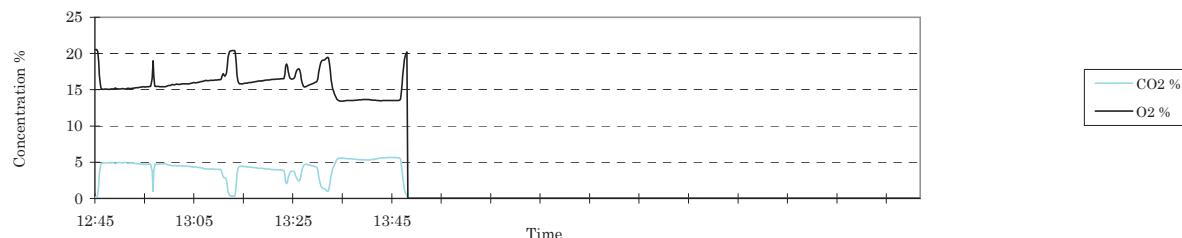
Date:	2012/1/12
Place:	No.46school
HOB type:	CLSG
Boiler Capacity (kW):	0.60
Cross sectional area of duct (m ²):	0.028
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

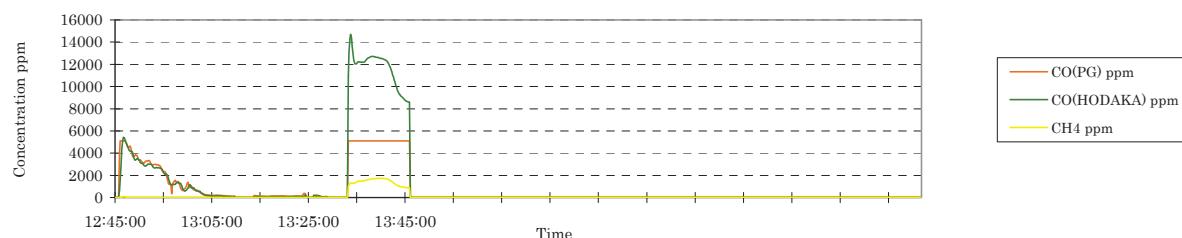
NOX,SO2,CO(Horiba),T



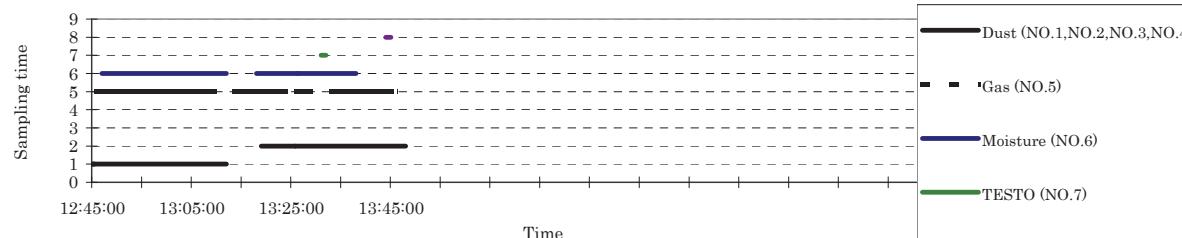
CO2,O2



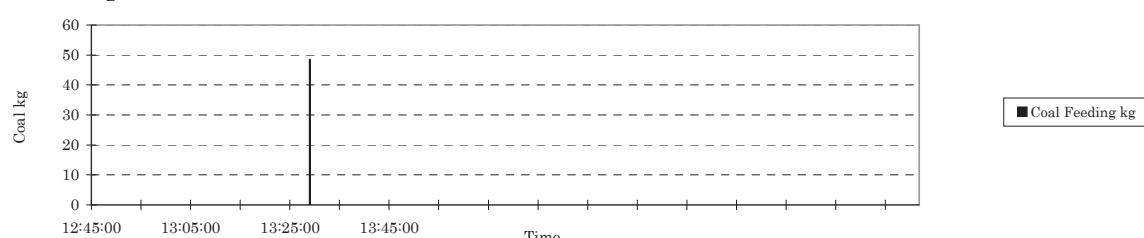
CO(PG-250),CO(HODAKA)



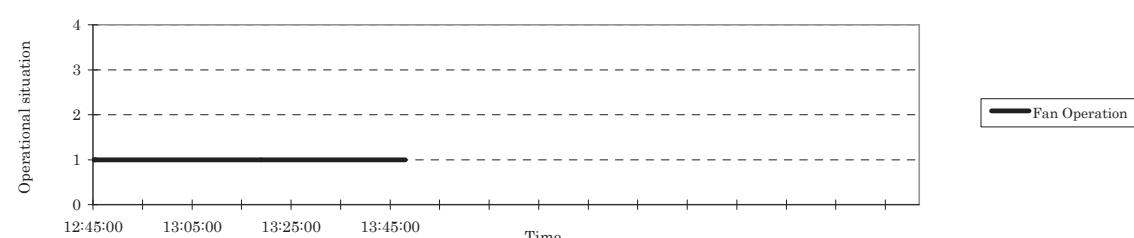
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

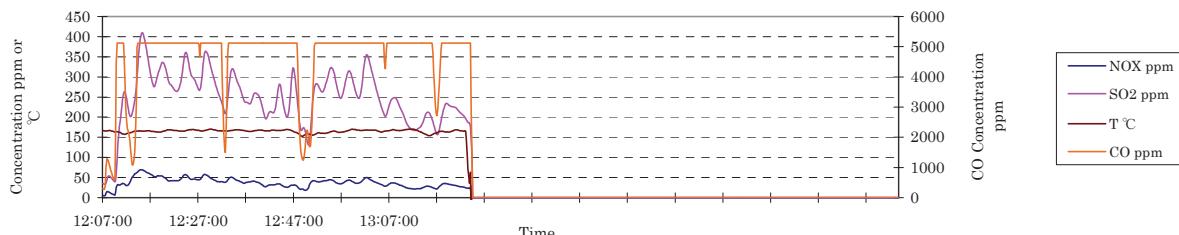
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн бөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

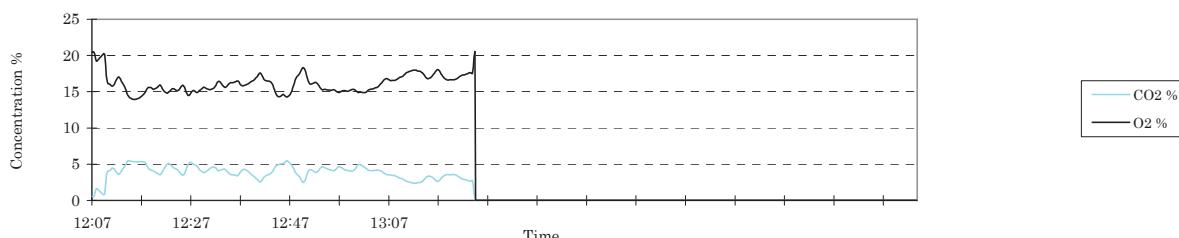
Date:	2012/1/15
Place:	No.10 school
HOB type:	MWB-1
Boiler Capacity (kW):	1.00
Cross sectional area of duct (m ²):	0.502
Type of Coal:	Nalaikh (crushed)

Comment:

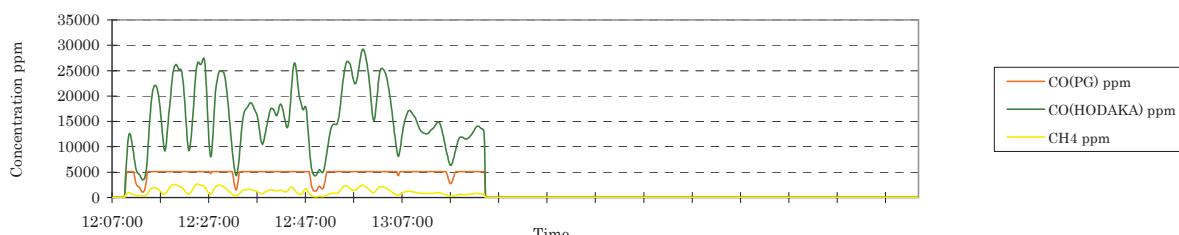
NOX,SO2,CO(Horiba),T



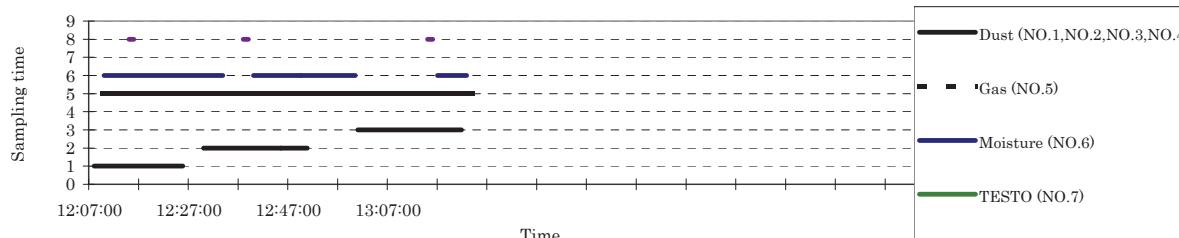
CO2,O2



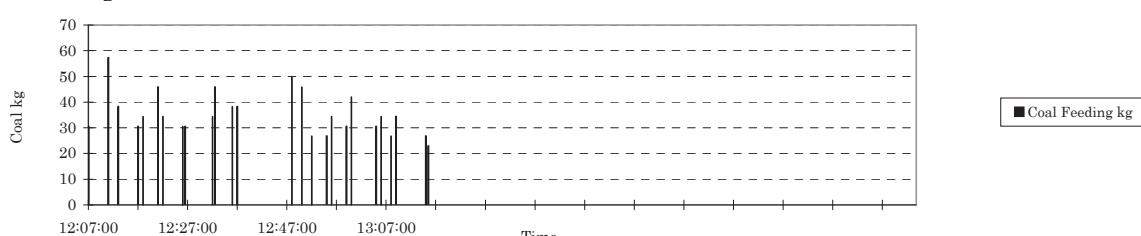
CO(PG-250),CO(HODAKA)



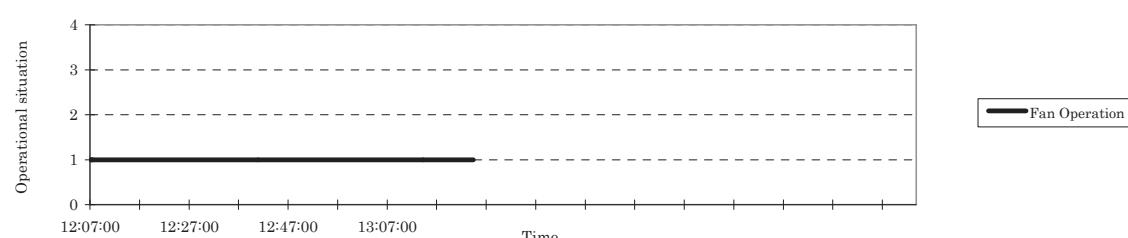
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



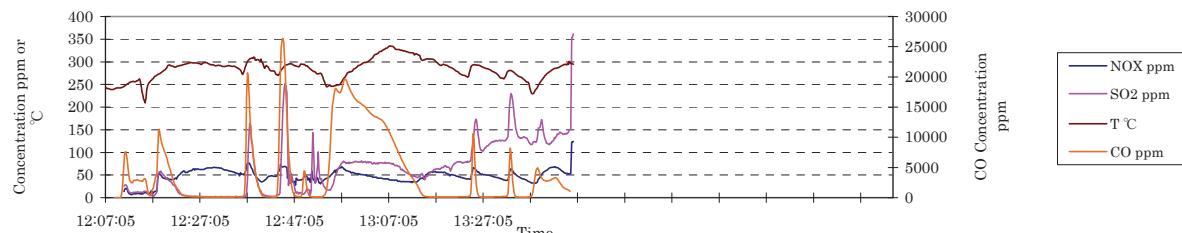
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

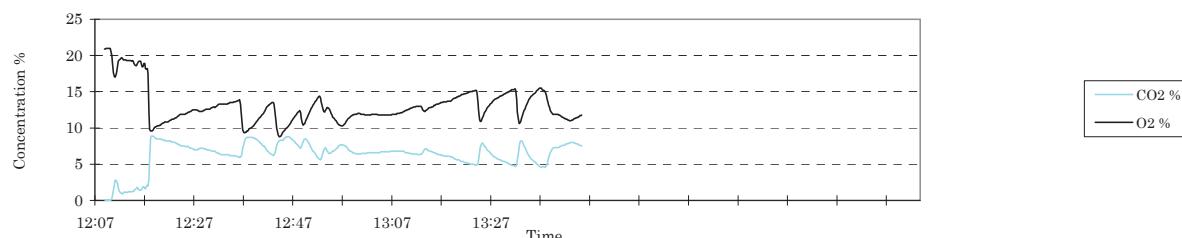
Date:	2012/1/17
Place:	BELON LLC
HOB type:	HP18-27
Boiler Capacity (kW):	0.00
Cross sectional area of duct (m ²):	0.042
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

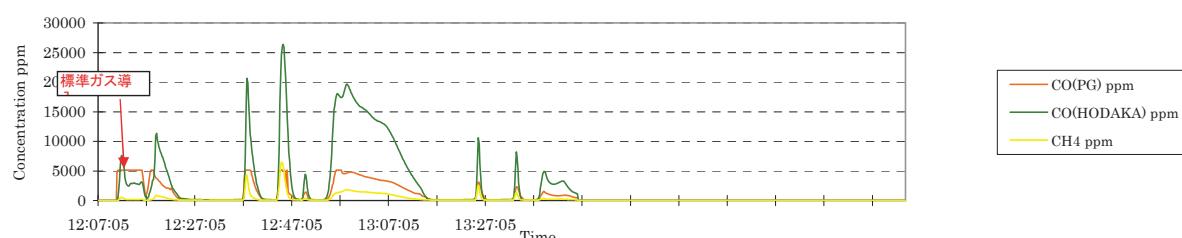
NOX,SO2,CO(Horiba),T



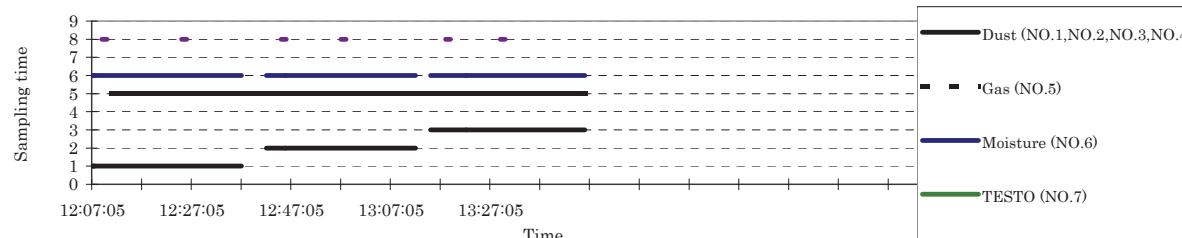
CO2,O2



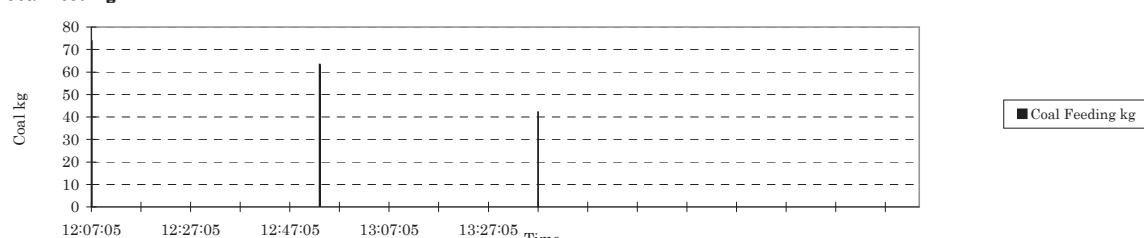
CO(PG-250),CO(HODAKA)



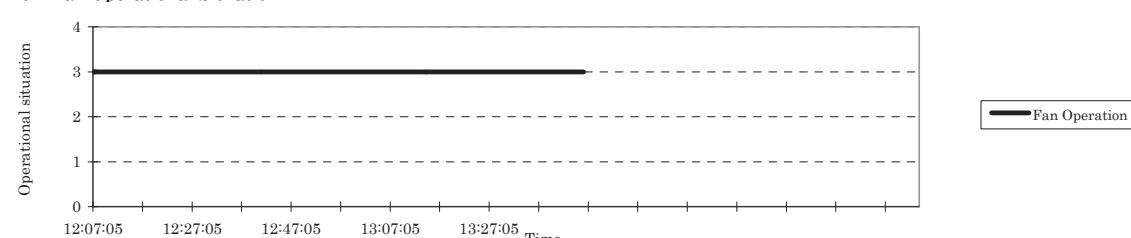
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

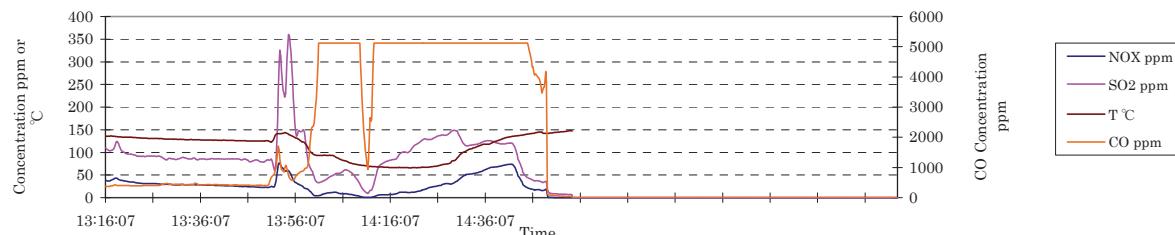
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

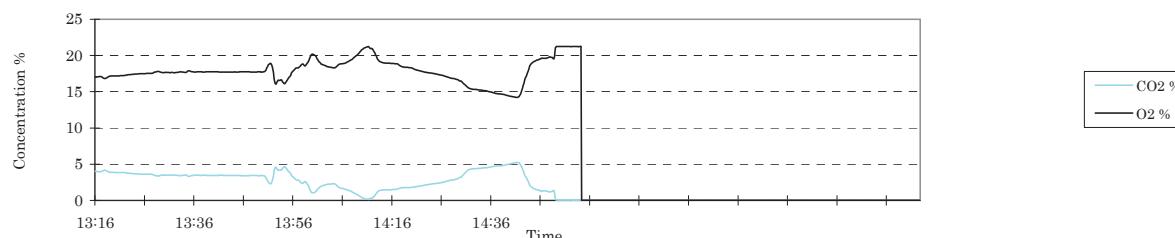
Date:	2012/1/19
Place:	No.17 Secondary School
HOB type:	Viaduras VSB IV
Boiler Capacity (kW):	0.39
Cross sectional area of duct (m ²):	0.129
Type of Coal:	Baganuur

Comment:

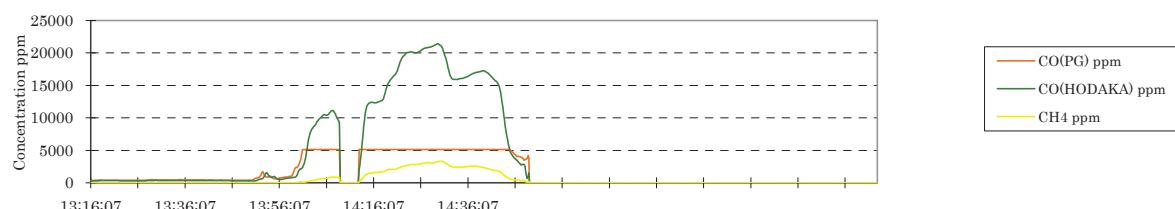
NOX,SO2,CO(Horiba),T



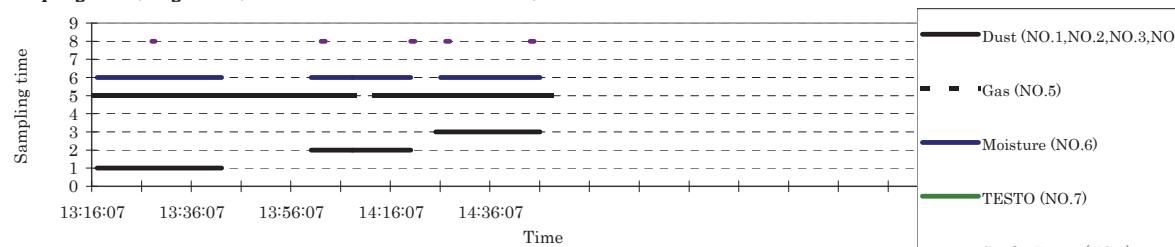
CO2,O2



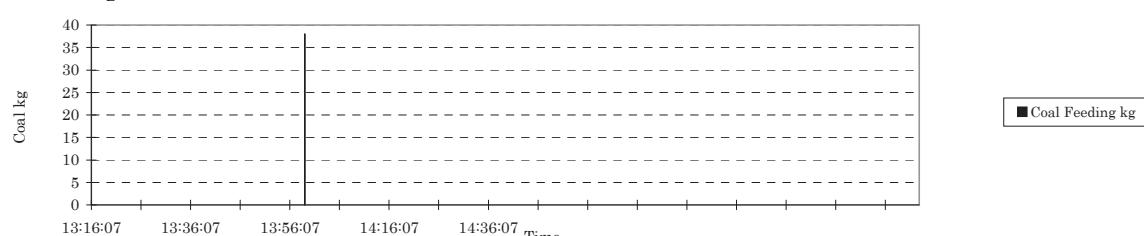
CO(PG-250),CO(HODAKA)



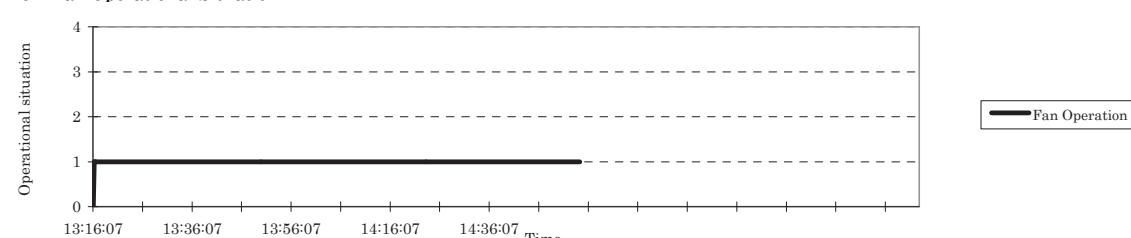
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

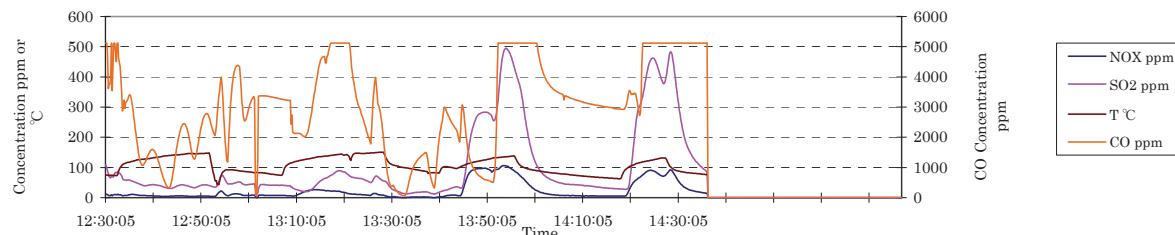
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

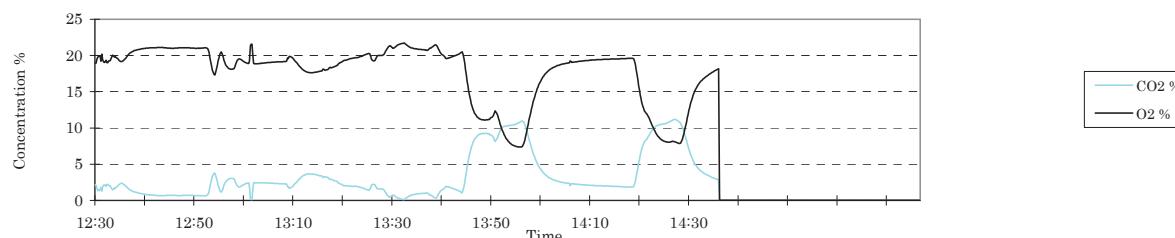
Date:	2012/1/20
Place:	No.58 Secondary School
HOB type:	MUHT
Boiler Capacity (kW):	0.70
Cross sectional area of duct (m ²):	0.196
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

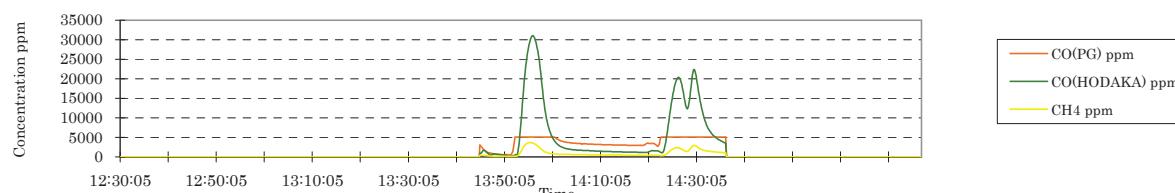
NOX,SO2,CO(Horiba),T



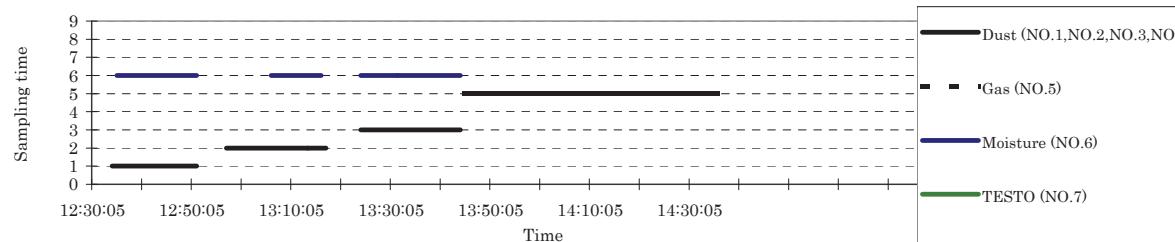
CO2,O2



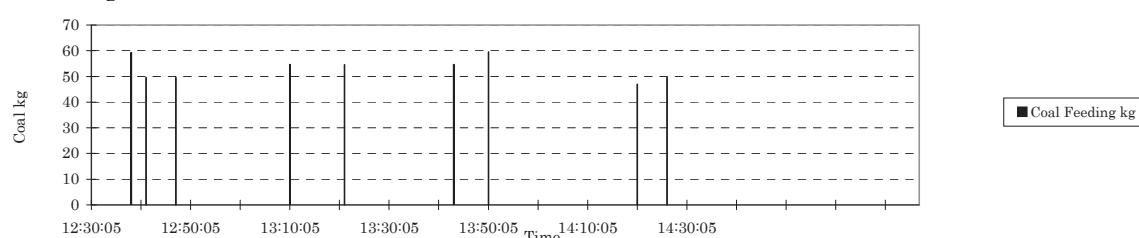
CO(PG-250),CO(HODAKA)



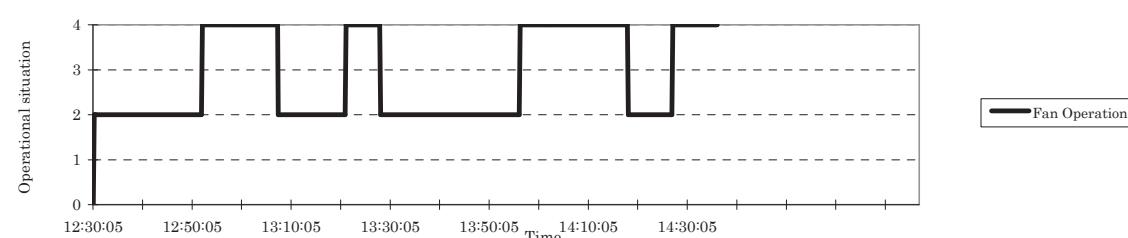
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

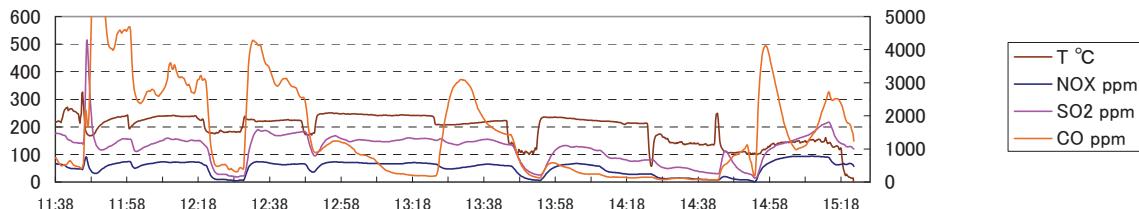
Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүре цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

Date:	2012/1/22
Place:	NO.59 school
HOB type:	Mon dulaan
Boiler Capacity (kW):	0.06
Cross sectional area of duct (m ²):	0.013
Type of Coal:	Nalaikh (lump)

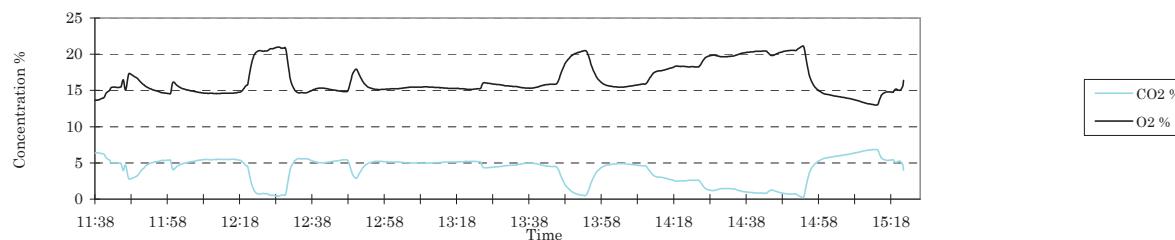
Comment:

11:46-д нүүре цэнэглэсний дараа тоосны дээжийг авсан болочиу багажтай холбогдох хэсгийн шугам хоолойн холбогт тааруу хийдэнцэс болж хэмжилт бутгалтгын. Дараагийн нүүре цэнэглэлт нь 3 цагийн дараа буюу 13:44. Багажны холбогтыг эзч тоосны 1-р дээжийн 13:55-с 30 минутын хугацаатайгаар дээжилслэн. 2-р дээжийн инййтдээ 1 цагийн түвш дээжилж авсан. Энэ удаад 2 ширхэг тоосны дээжээр хэмжилтийг дусгасан. Зүхмын галч нь бидний хүссин хугацаанас омно галмын хотлын шилжээгүүрдээ, нүүре цэнэглэлт зэрэгт хийж байсан чирласны 3 дахь дээжийг угсарч болжсан ч нүүре цэнэглэлтийн дараах агшини тоосны дээжийн авч чадлахаргүй байсан болохоор юм. Утасны хийн найраглаганы хувьд 14:44-н нүүре цэнэглэлтээс хойш тунадас баригчийн оролтын хоолой хөлднөс болж хөвийн соруулах боломжгүй болсон. Тиймээс тухайн хугацаанд хийгэсн утасны хийн агууламжийн дундаж утга боловсруулах тооцоололд ашиглаагүй болно. (Хучил төгрөгийн агууламж 19,20% орчин байсан)

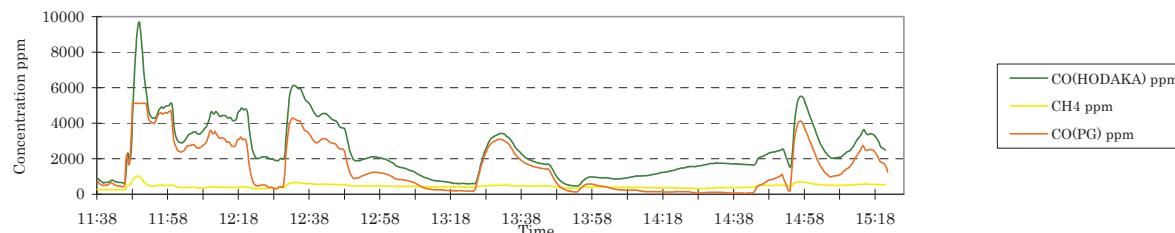
NOX,SO2,CO(Horiba),T



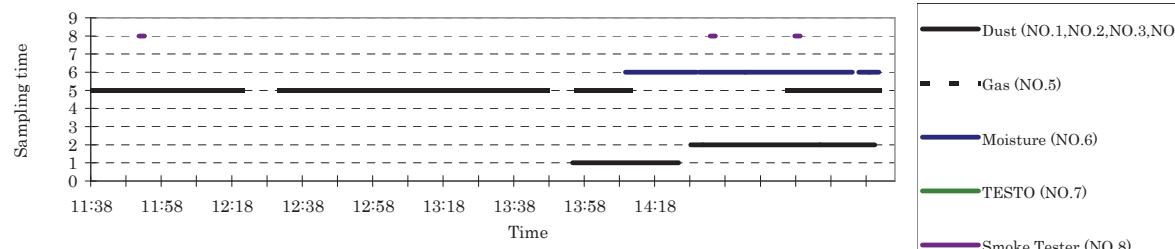
CO2,O2



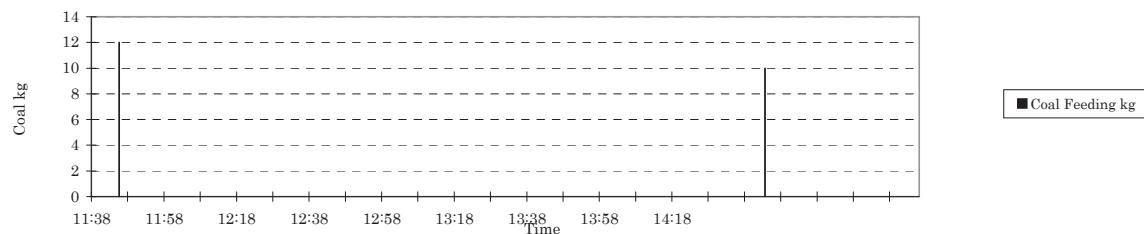
CO(PG-250),CO(HODAKA)



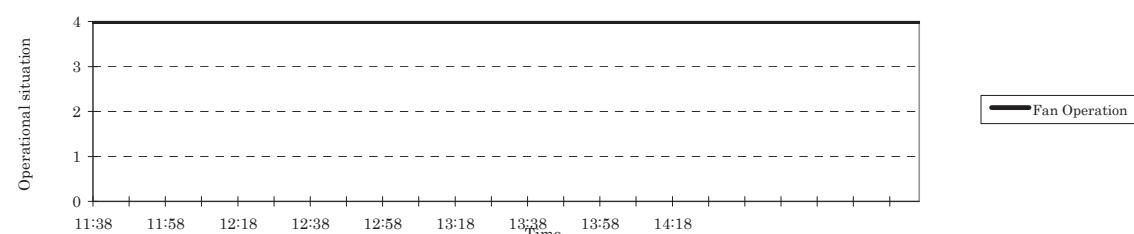
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

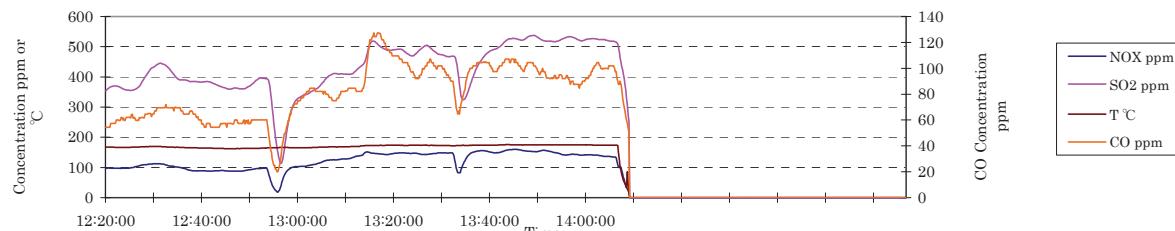
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

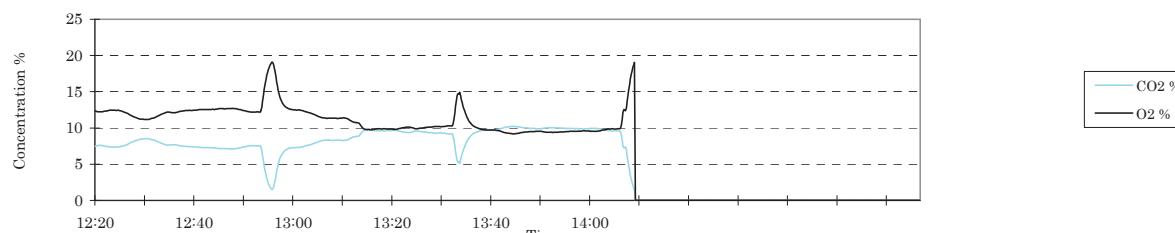
Date:	2012/1/31
Place:	Police Academy
HOB type:	DZL 2.8
Boiler Capacity (kW):	2.80
Cross sectional area of duct (m ²):	0.181
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

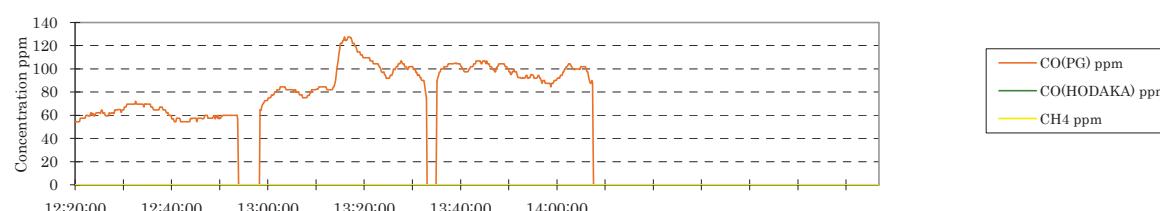
NOX,SO2,CO(Horiba),T



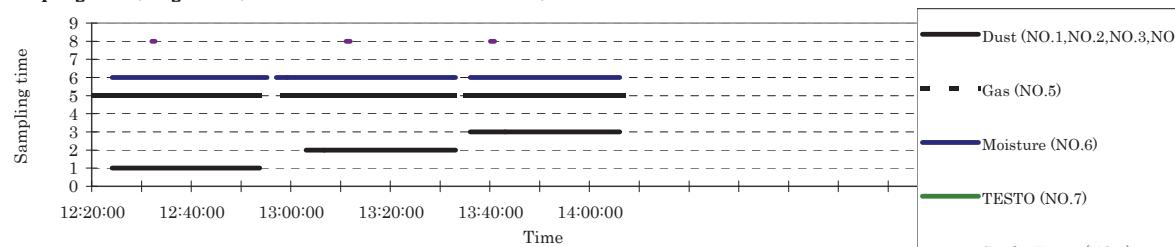
CO2,O2



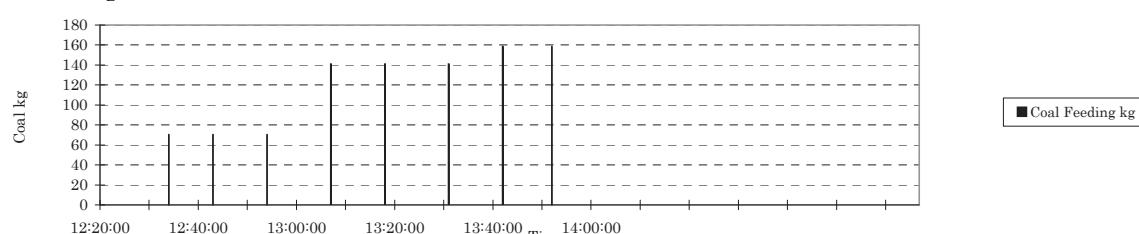
CO(PG-250),CO(HODAKA)



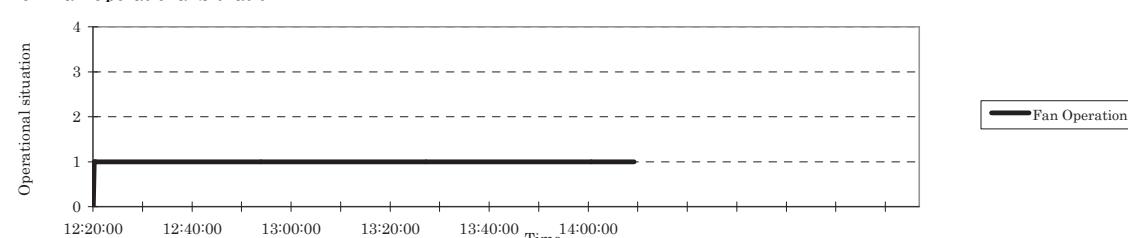
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



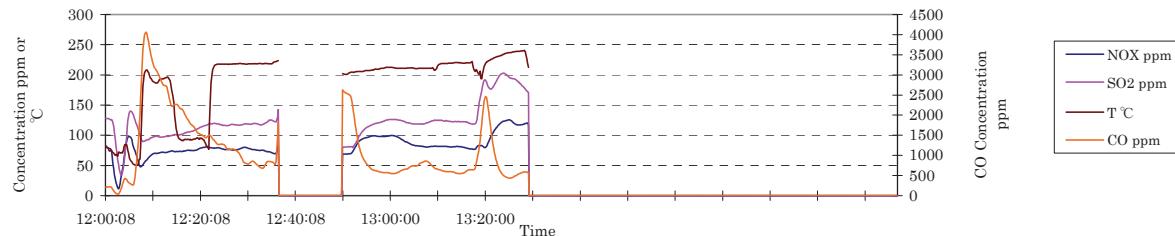
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

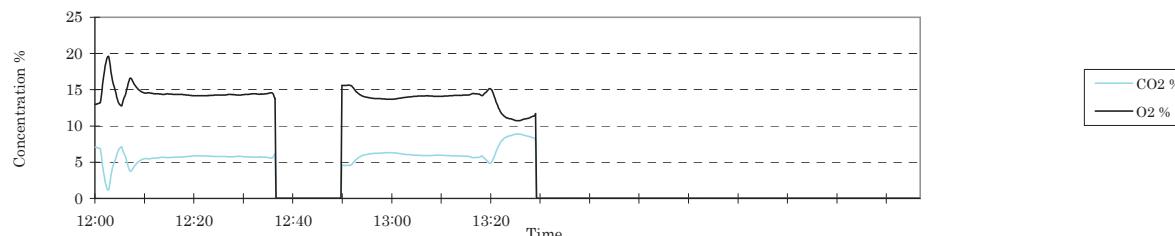
Date:	2012/2/1
Place:	No. 71 School
HOB type:	Dliirsh 170-88/55
Boiler Capacity (kW):	0.17
Cross sectional area of duct (m ²):	0.152
Type of Coal:	Buganuur

Comment:

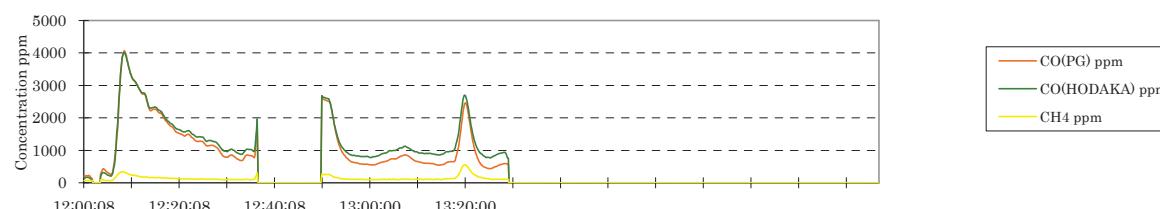
NOX,SO2,CO(Horiba),T



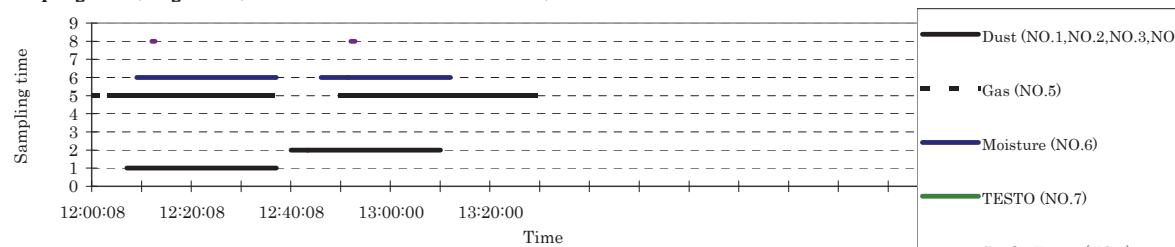
CO2,O2



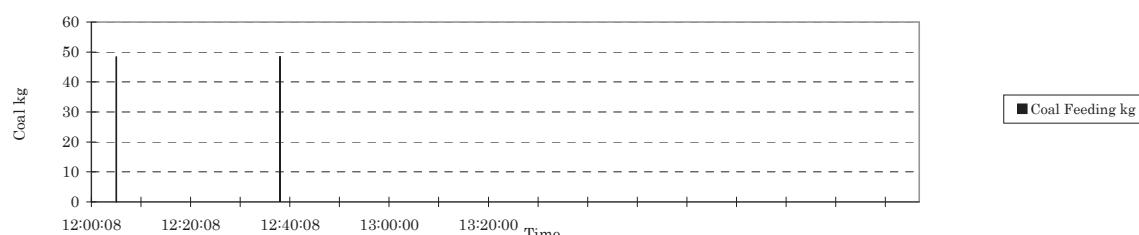
CO(PG-250),CO(HODAKA)



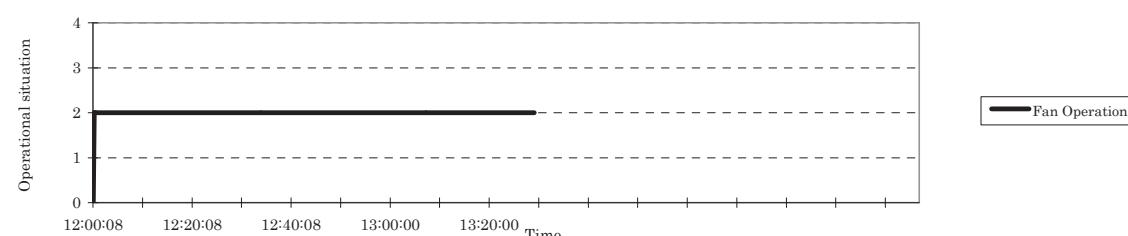
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



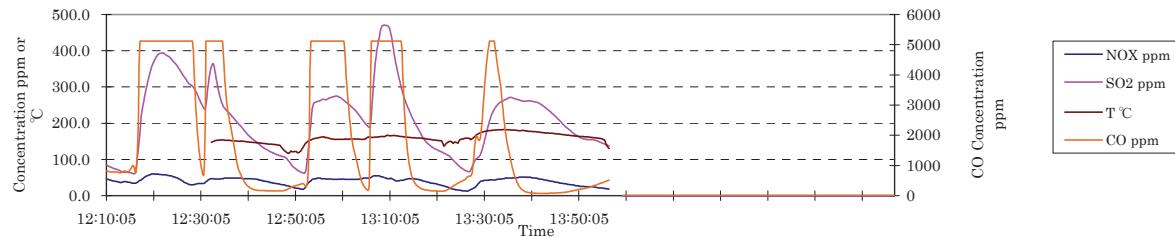
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

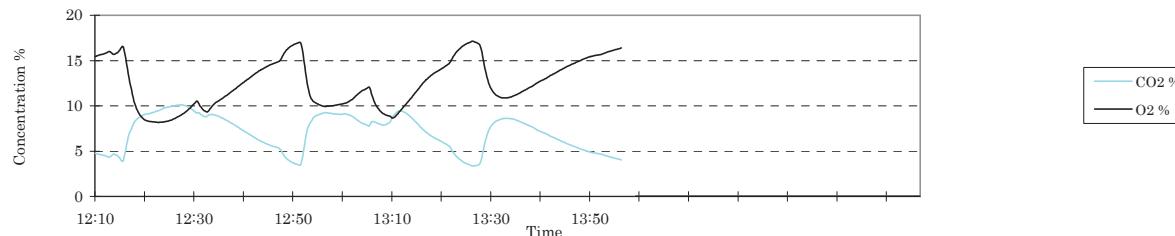
Date:	2012/2/3
Place:	N0.104 School
HOB type:	WWSG 0.35
Boiler Capacity (kW):	0.35
Cross sectional area of duct (m ²):	0.068
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

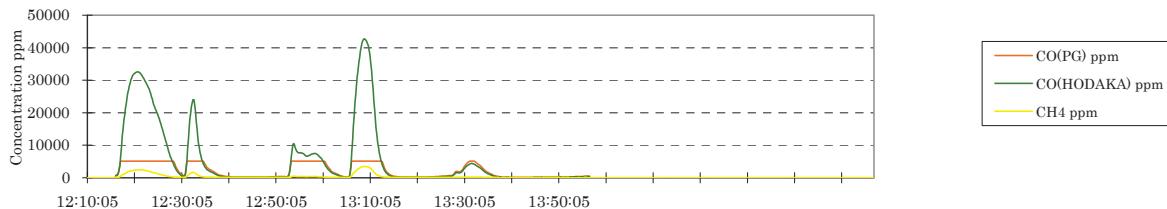
NOX,SO2,CO(Horiba),T



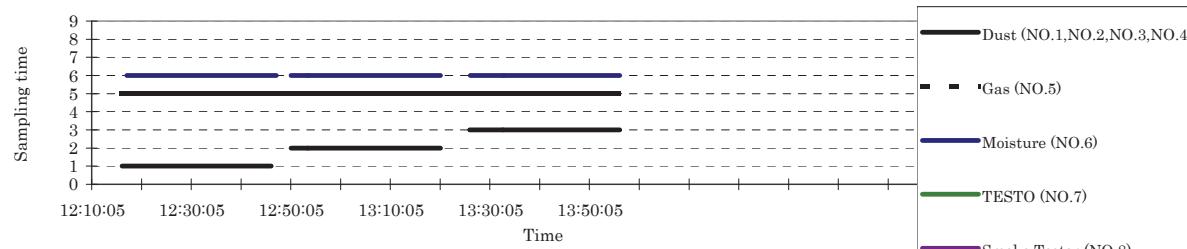
CO2,O2



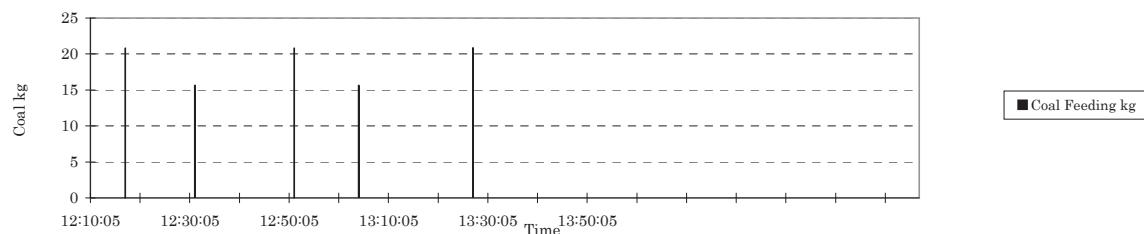
CO(PG-250),CO(HODAKA)



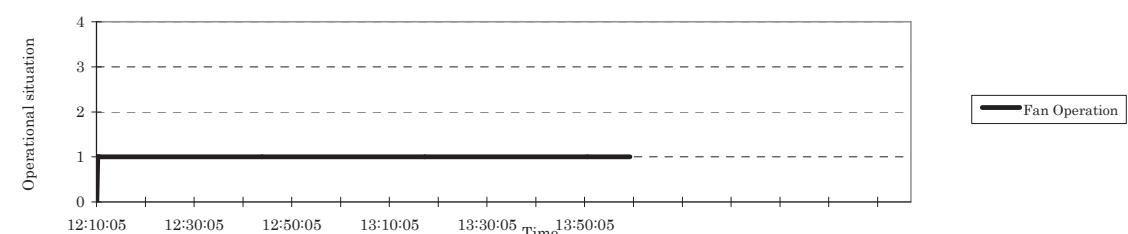
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



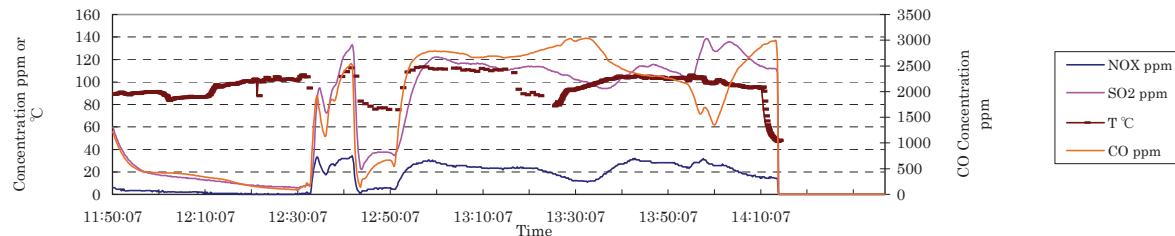
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

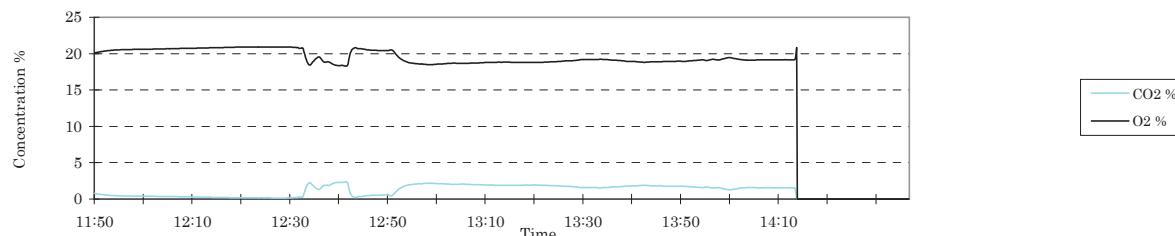
Date:	2012/2/5
Place:	Mr. Davaajargal Hom
HOB type:	Wall stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.053
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

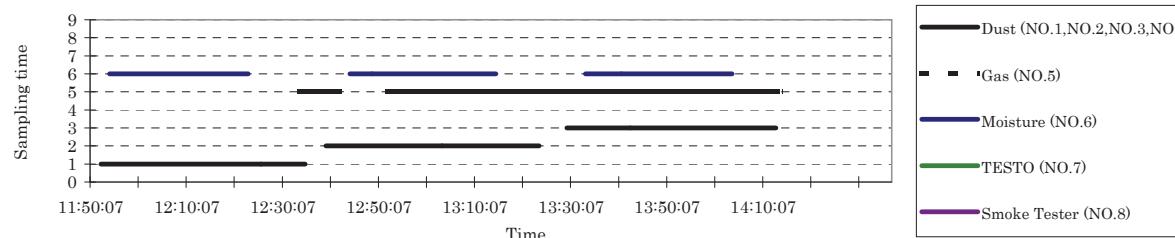
NOX,SO2,CO(Horiba),T



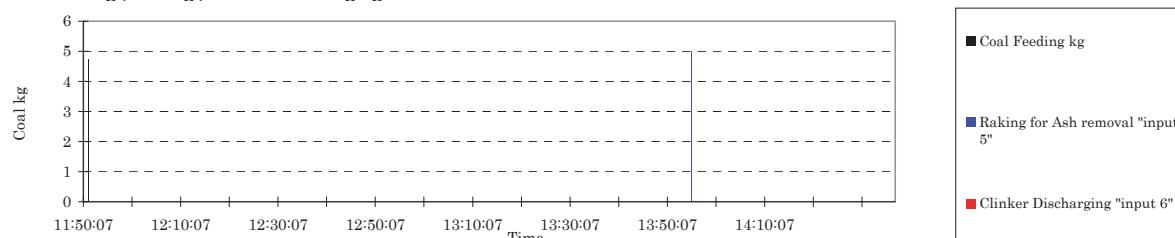
CO2,O2



Sampling time (Target time)

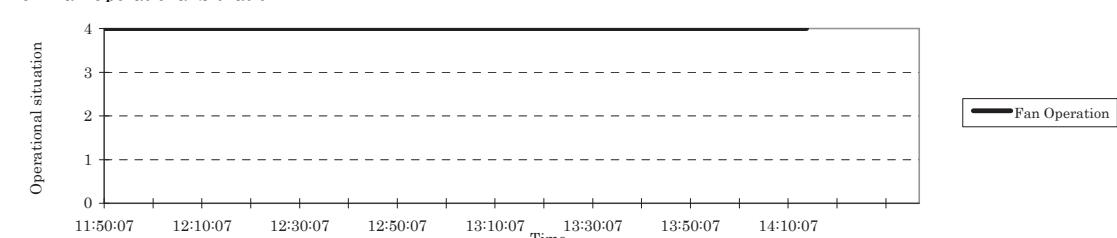


Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



Blue: Scratching for Ash removal (constant value "5") Red: Clinker Discharging (constant value "6")

HOB Fan Operational Situation



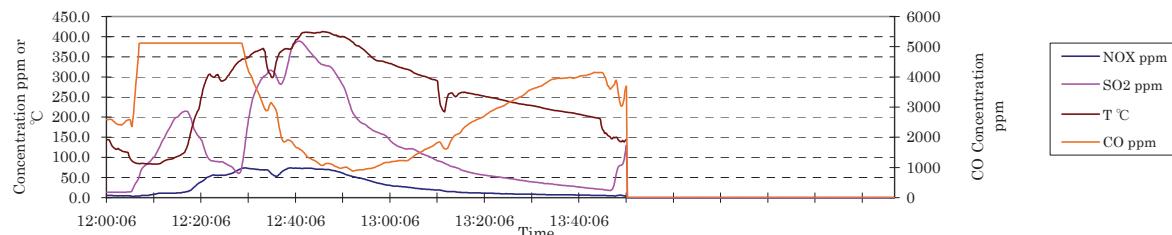
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

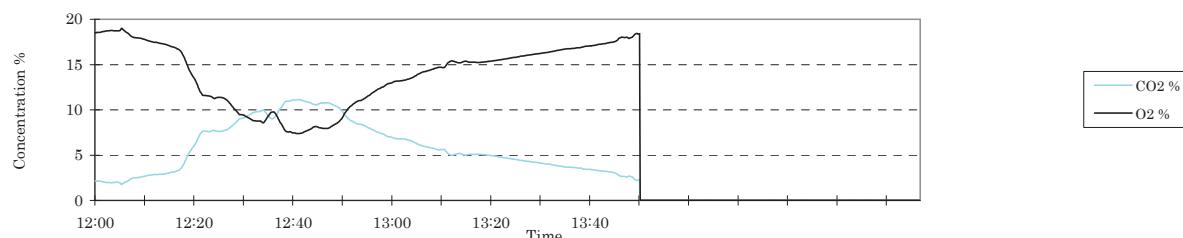
Date:	2012/2/6
Place:	Ger of Mr. Davaajargaa
HOB type:	Ger stove(Coal)
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.008
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

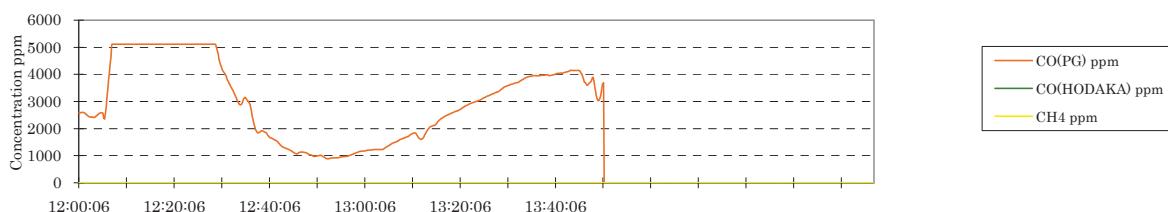
NOX,SO2,CO(Horiba),T



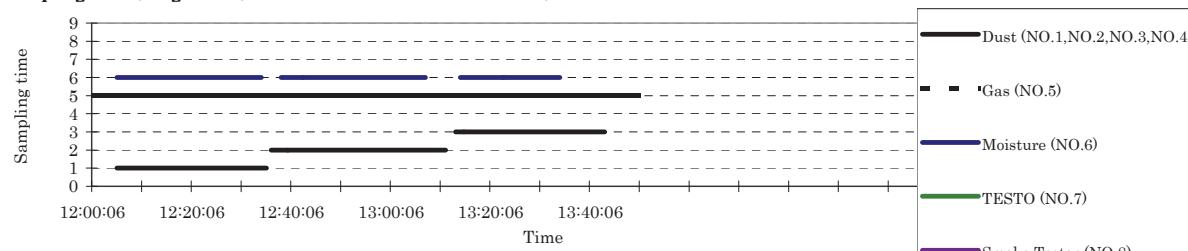
CO2,O2



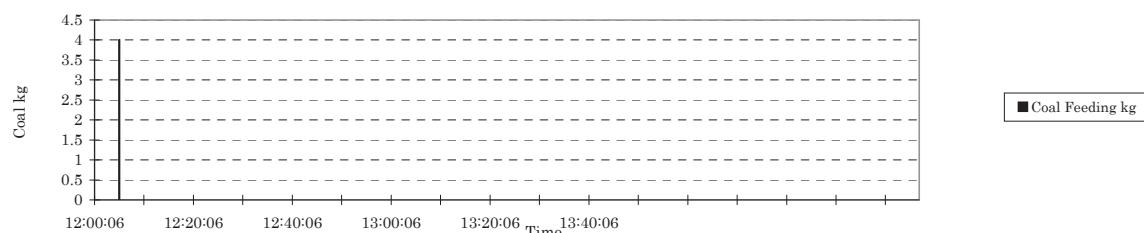
CO(PG-250),CO(HODAKA)



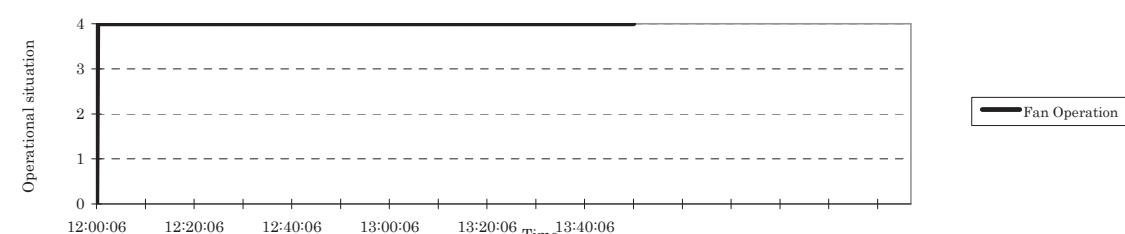
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



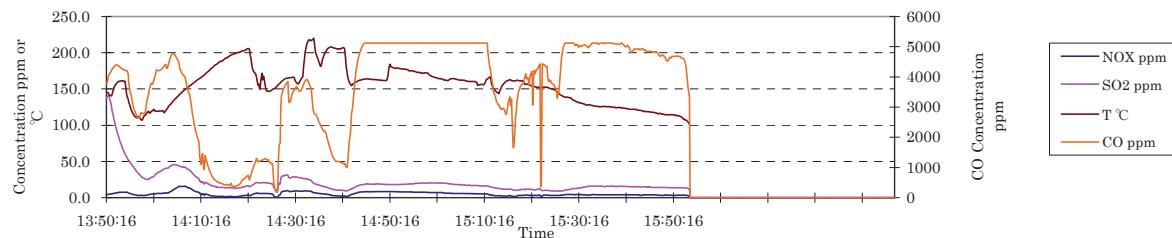
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

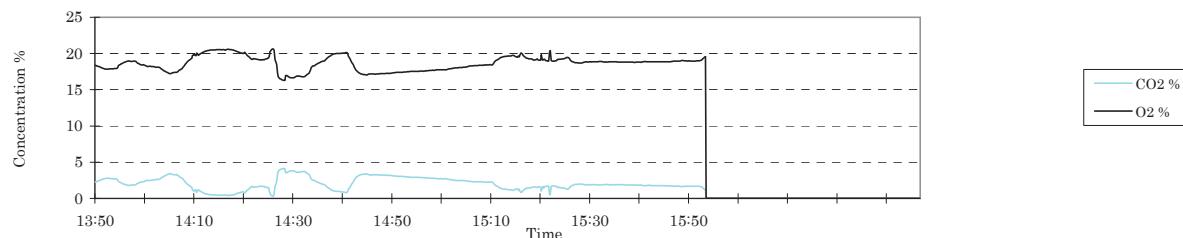
Date:	2012/2/6
Place:	Davaajargal
HOB type:	Gel stove (Semi-Coke)
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	Semi-Coke

Comment:

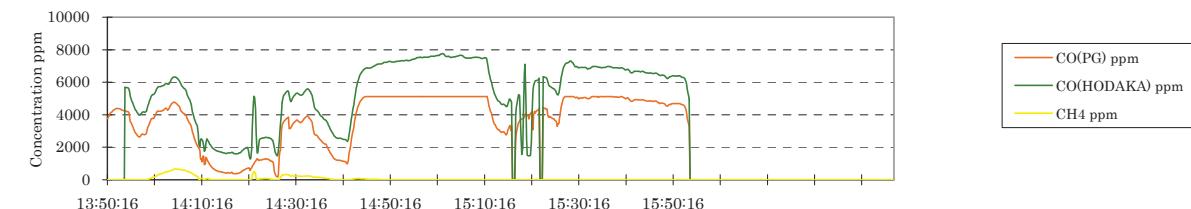
NOX,SO2,CO(Horiba),T



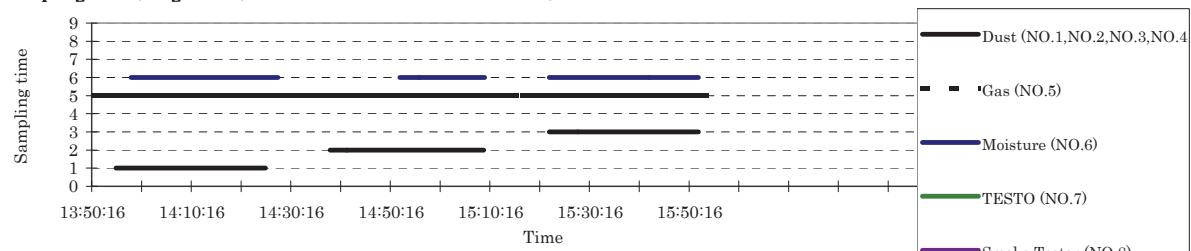
CO2,O2



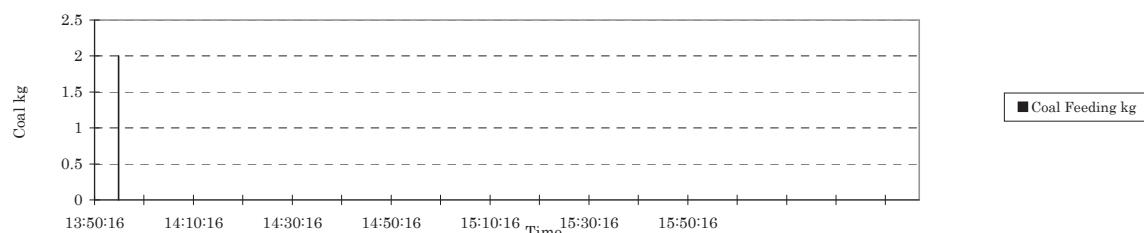
CO(PG-250),CO(HODAKA)



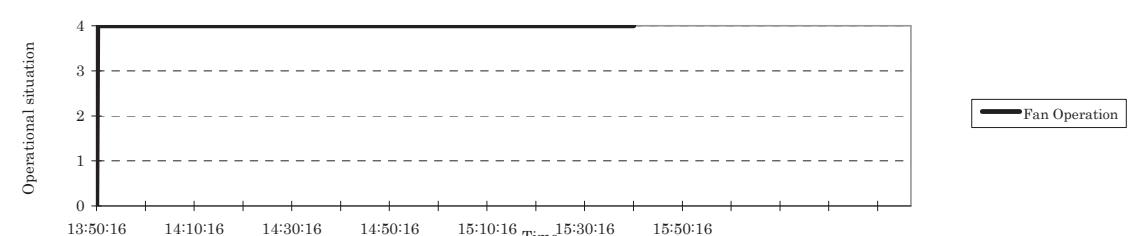
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



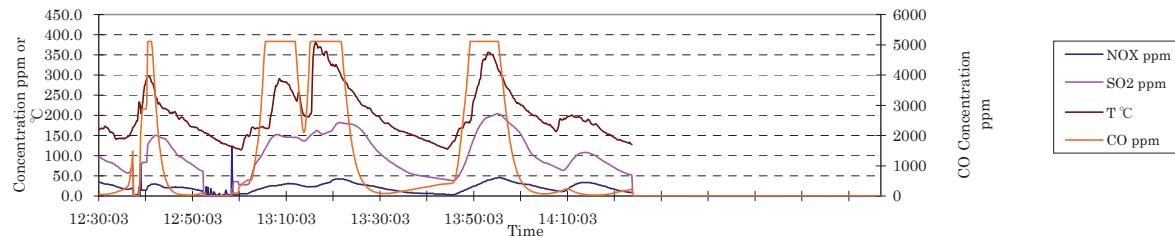
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

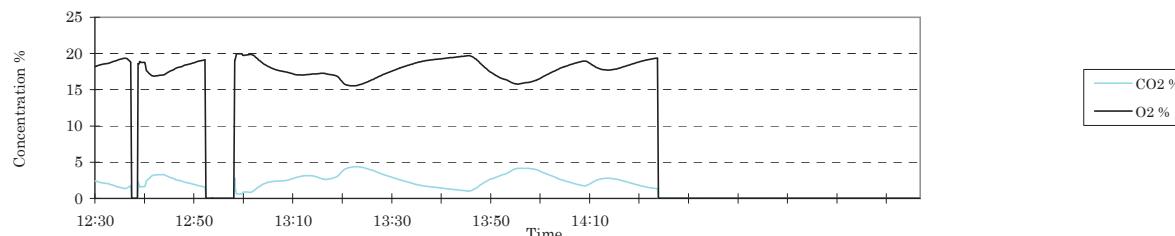
Date:	2012/2/9
Place:	Ecology Institute
HOB type:	unknown
Boiler Capacity (kW):	unknown
Cross sectional area of duct (m ²):	0.138
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

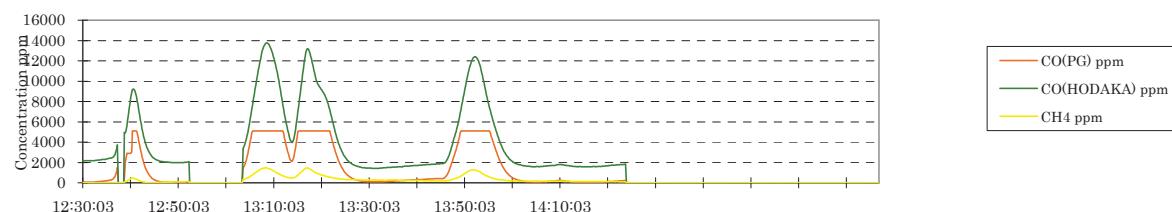
NOX,SO2,CO(Horiba),T



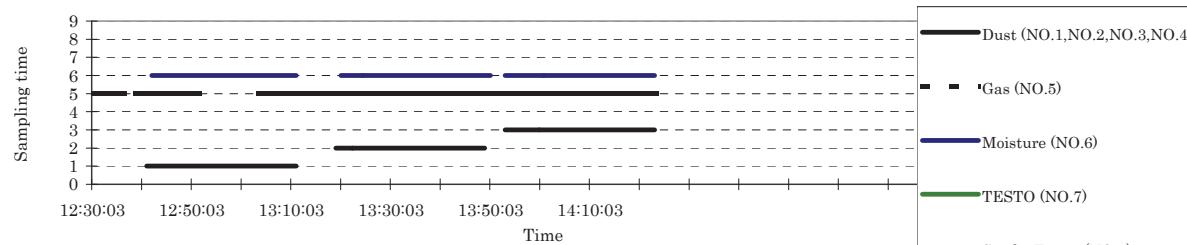
CO2,O2



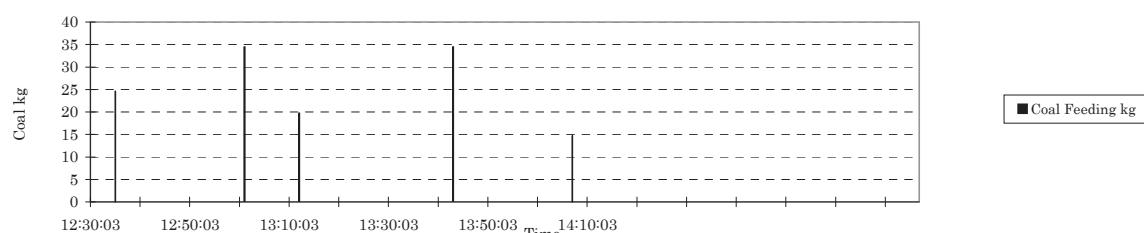
CO(PG-250),CO(HODAKA)



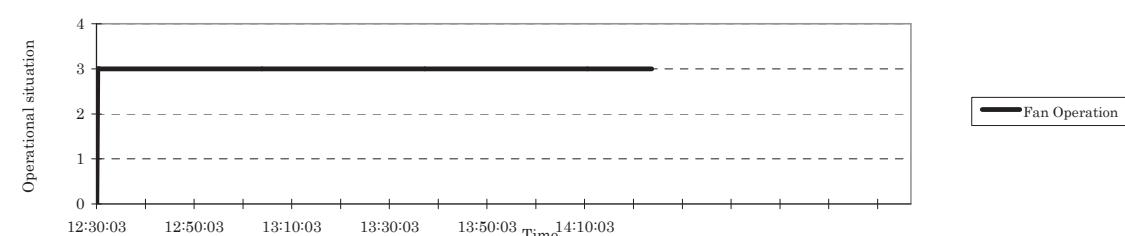
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

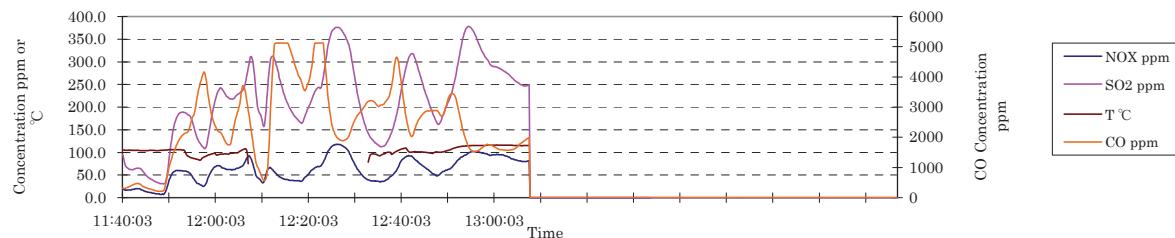
Graph of Measurement Result

Date:	2012/2/10
Place:	No.118 School
HOB type:	Carborobot 300
Boiler Capacity (kW):	0.30
Cross sectional area of duct (m ²):	0.025
Type of Coal:	Nalaikh

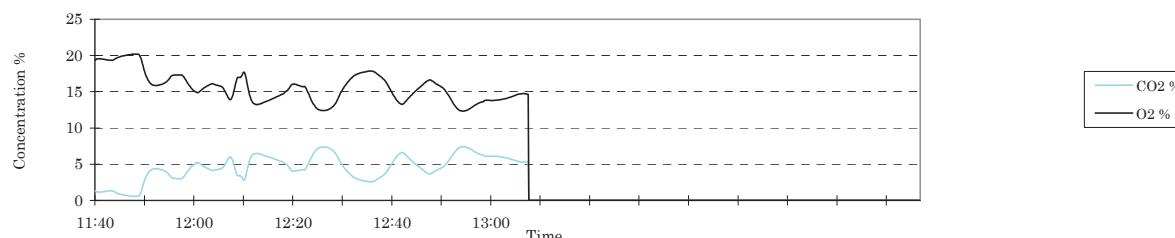
Comment:

Автомат үл ширэмтэй Carborobot зуух. Нүүрсний бункерээс галын хотол руу бага баар нүүрс түгээгдэг учраас нүүрс цэнэглэлтийн хугацаа бичиж тэмдэглэх боломжгүй.

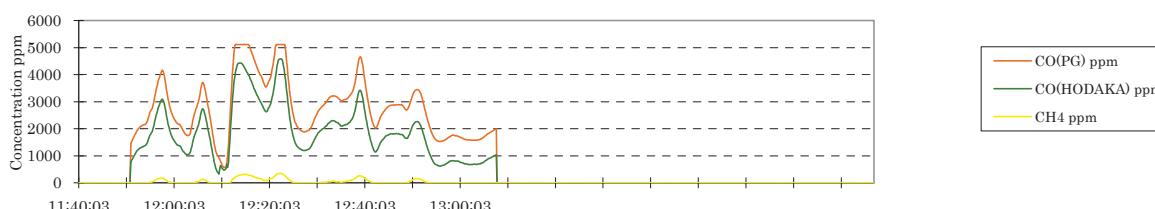
NOX,SO2,CO(Horiba),T



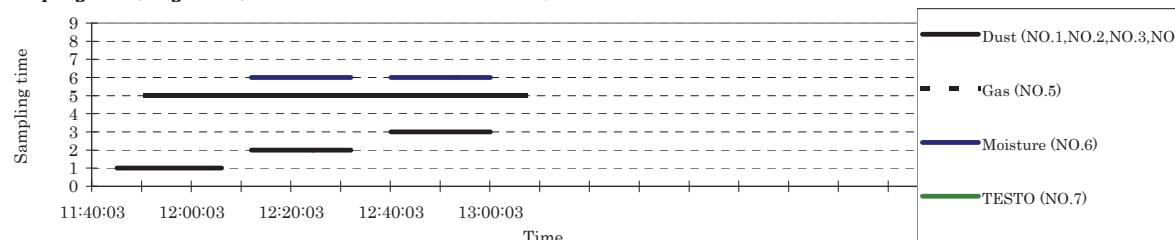
CO2,O2



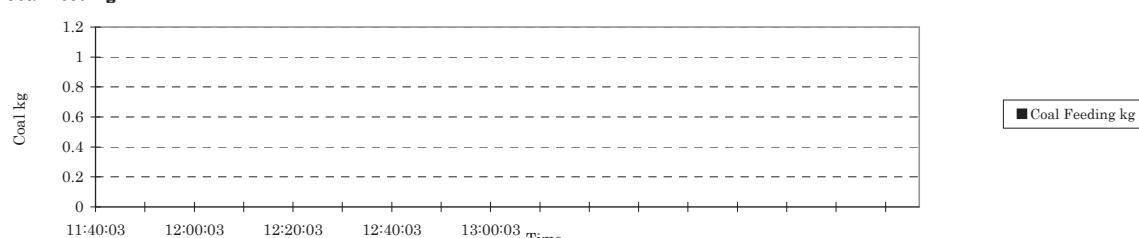
CO(PG-250),CO(HODAKA)



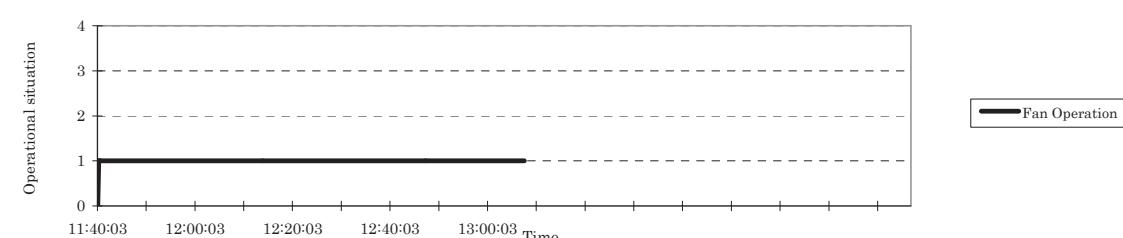
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



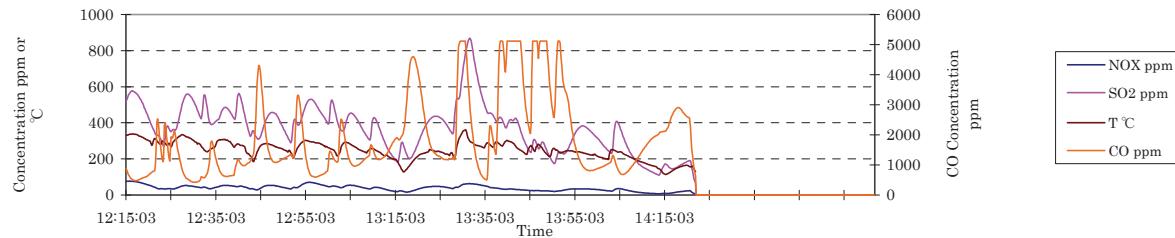
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

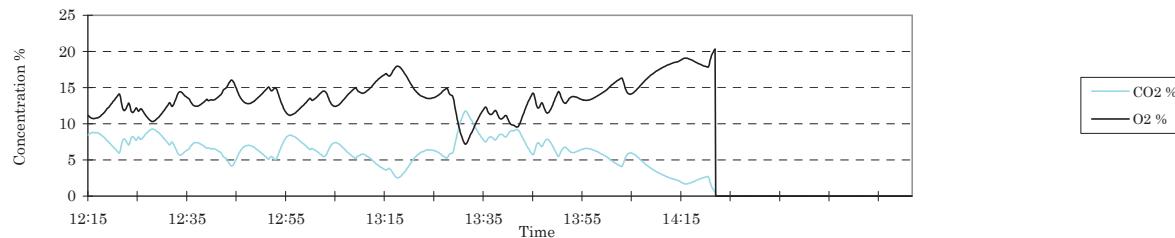
Date:	2012/2/13
Place:	No.102 school
HOB type:	HP18-27
Boiler Capacity (kW):	0.73 ?
Cross sectional area of duct (m ²):	0.053
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

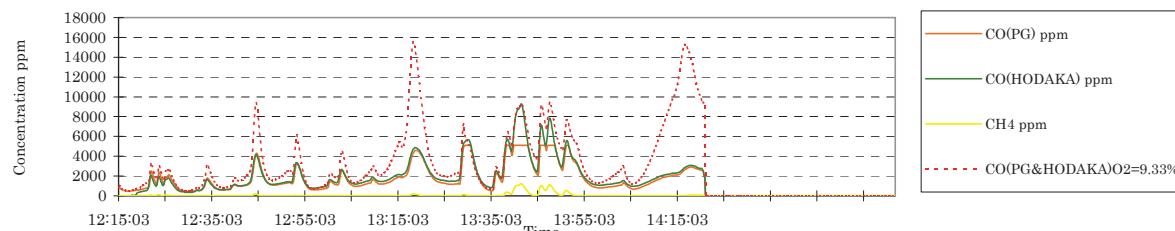
NOX,SO2,CO(Horiba),T



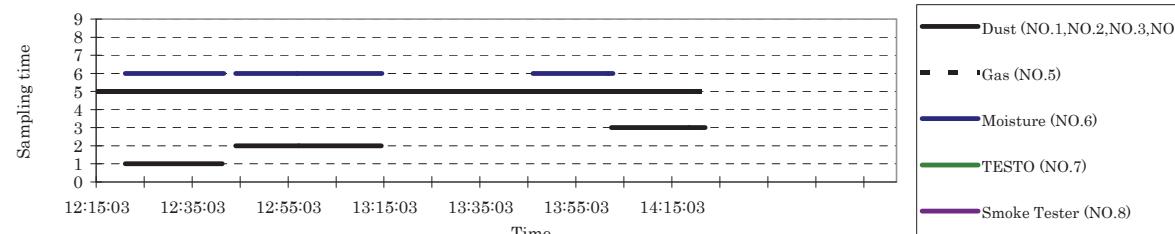
CO2,O2



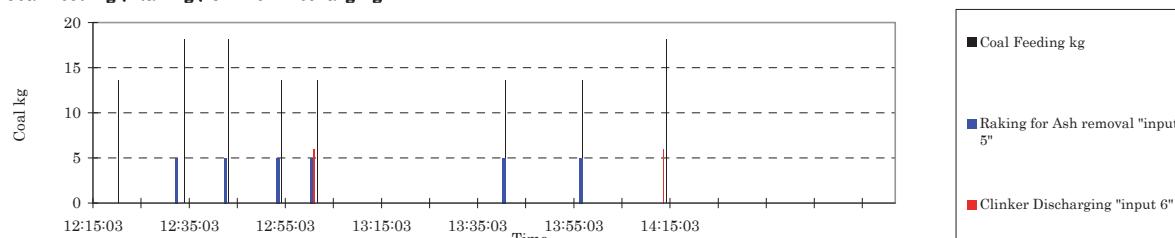
CO(PG-250),CO(HODAKA)



Sampling time (Target time)

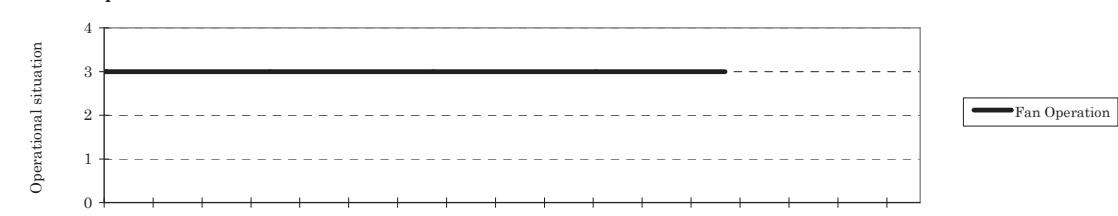


Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



Blue: Scratching for Ash removal (constant value "5") Red: Clinker Discharging (constant value "6")

HOB Fan Operational Situation



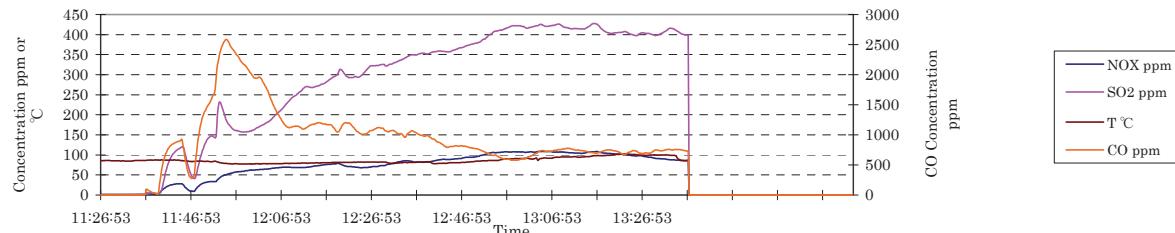
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

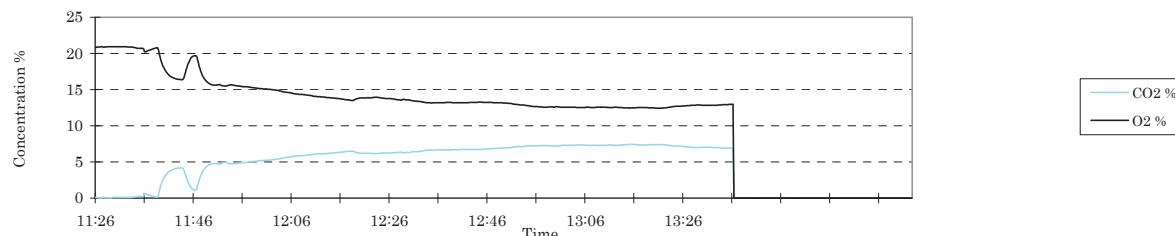
Date:	2012/2/14
Place:	No.63 school
HOB type:	BNEB
Boiler Capacity (kW):	0.23
Cross sectional area of duct (m ²):	0.031
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

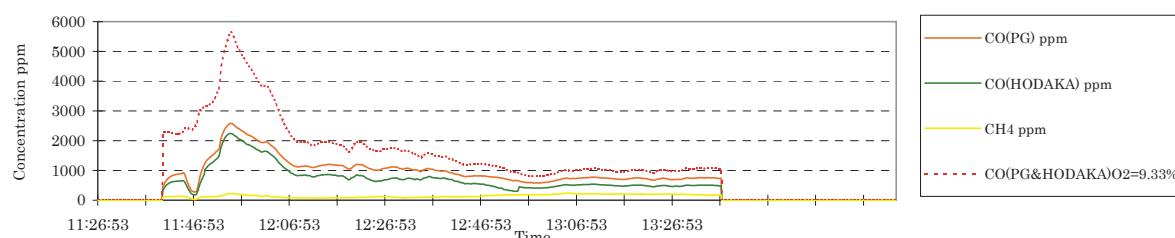
NOX,SO2,CO(Horiba),T



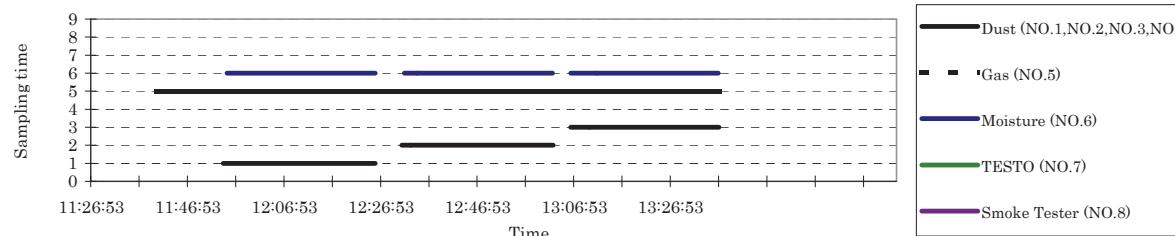
CO2,O2



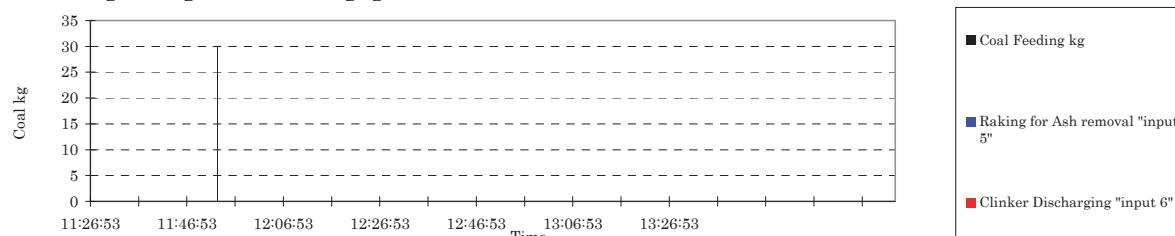
CO(PG-250),CO(HODAKA)



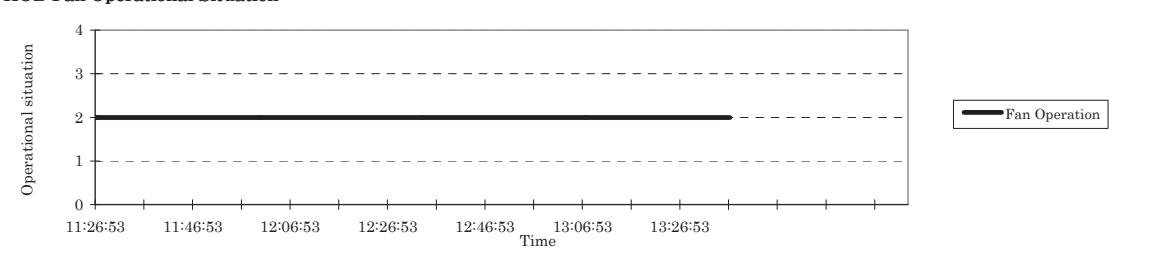
Sampling time (Target time)



Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



HOB Fan Operational Situation



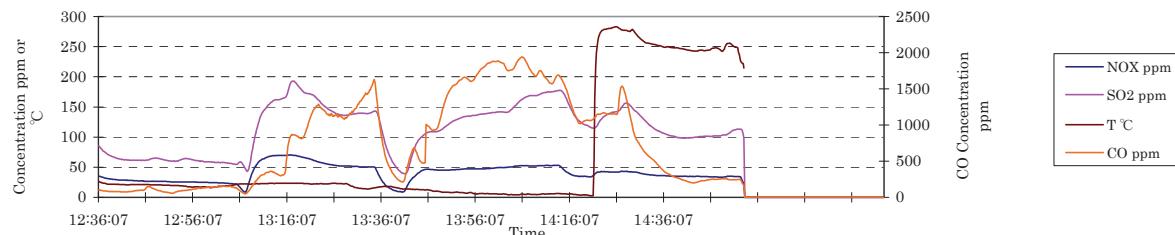
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

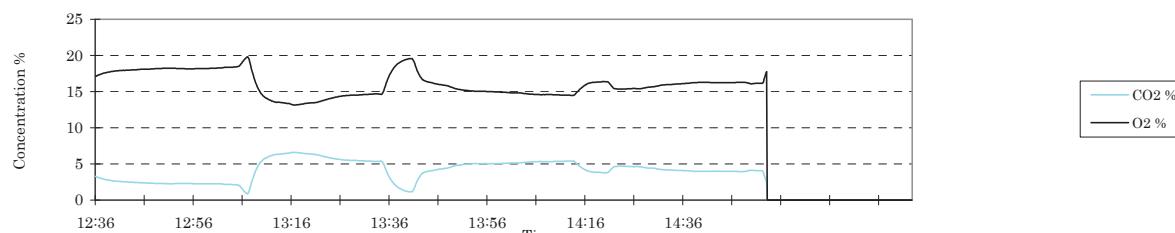
Date:	2012/2/15
Place:	No. 105 school
HOB type:	Viadurus
Boiler Capacity (kW):	0.39
Cross sectional area of duct (m ²):	0.042
Type of Coal:	Baganuur

Comment:

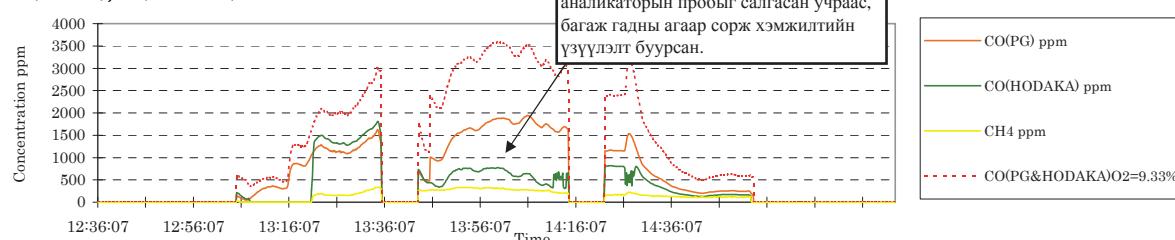
NOX,SO2,CO(Horiba),T



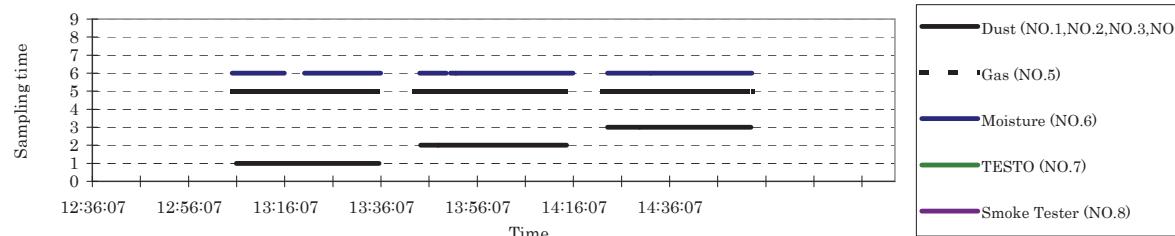
CO2,O2



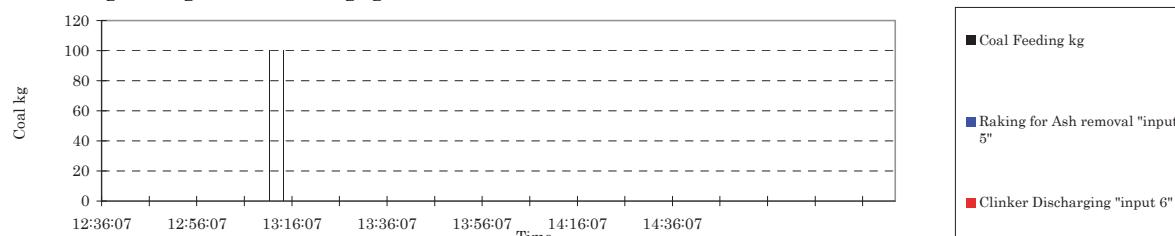
CO(PG-250),CO(HODAKA)



Sampling time (Target time)

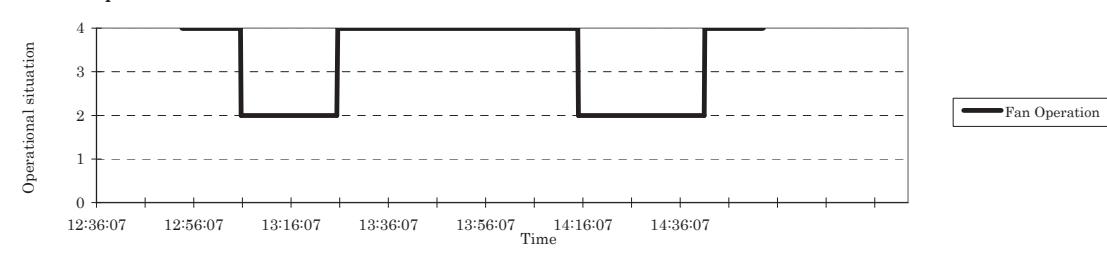


Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



Blue: Scratching for Ash removal (constant value "5") Red: Clinker Discharging (constant value "6")

HOB Fan Operational Situation



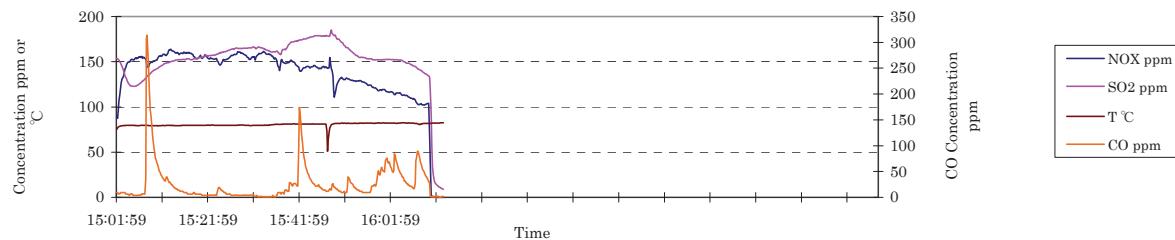
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

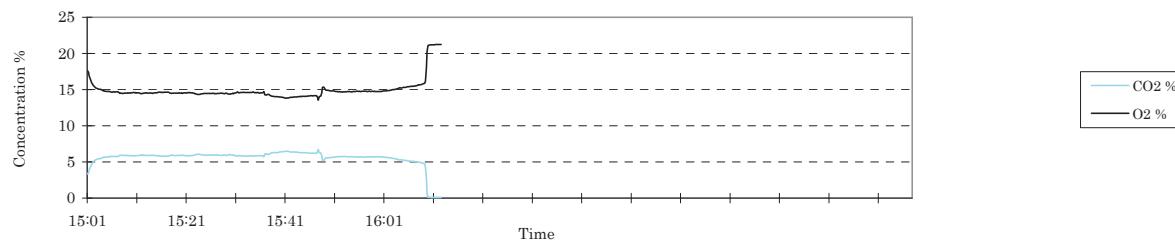
Date:	2012/1/24
Place:	No.3 Power Plant
HOB type:	No.7 Boiler Right duct
Boiler Capacity (kW):	220.00
Cross sectional area of duct (m ²):	3.719
Type of Coal:	Buganuur

Comment:

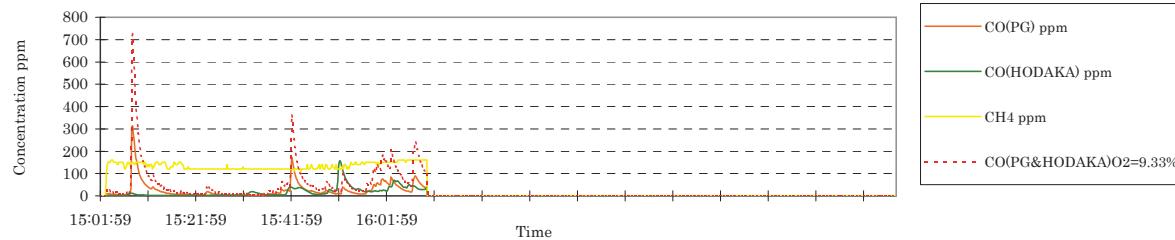
NOX,SO2,CO(Horiba),T



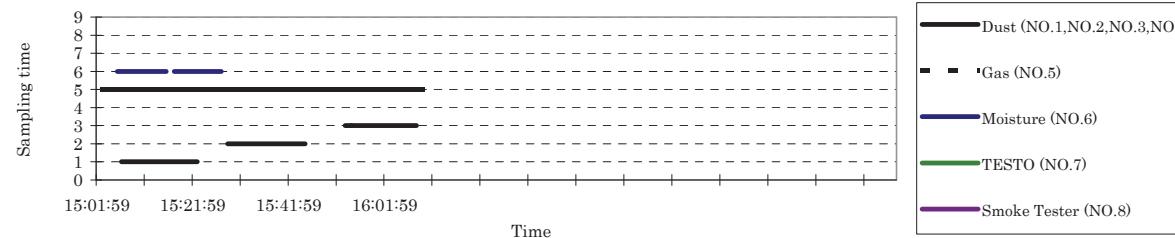
CO2,O2



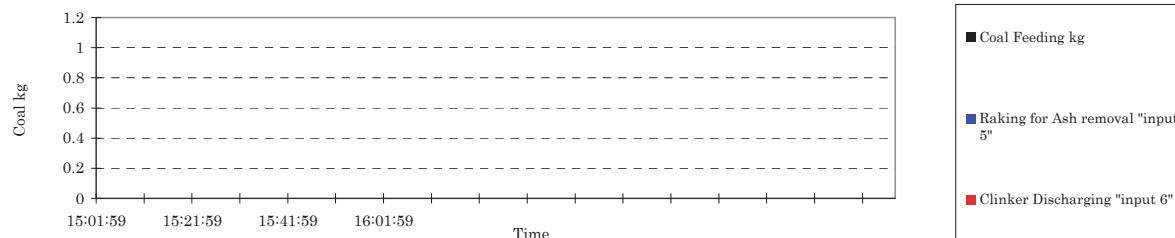
CO(PG-250),CO(HODAKA)



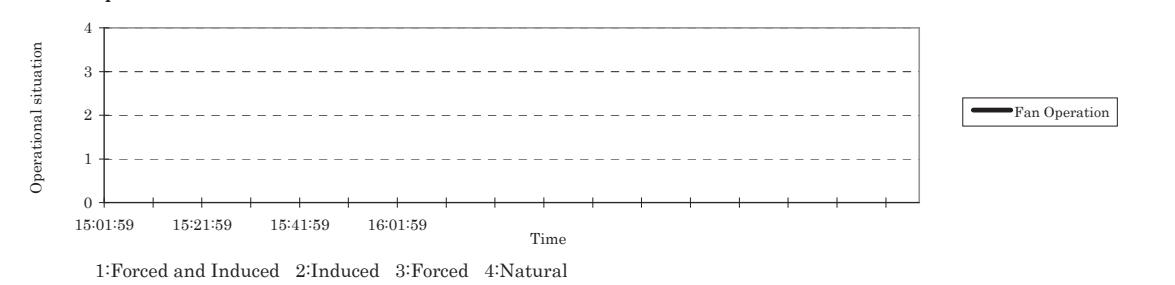
Sampling time (Target time)



Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



HOB Fan Operational Situation

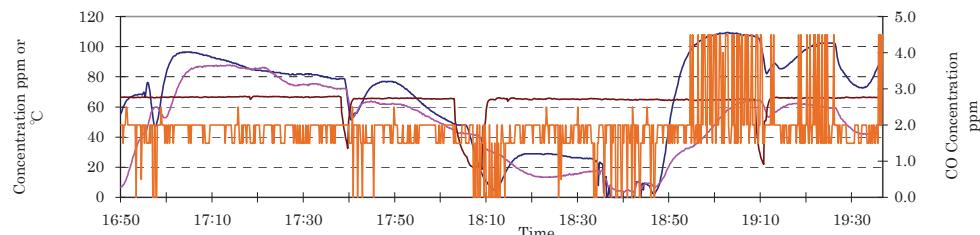


Graph of Measurement Result

Date:	2012/1/24
Place:	No.3 Power Plant
HOB type:	No.10 boiler right due
Boiler Capacity (kW):	220.00
Cross sectional area of duct (m ²):	3.719
Type of Coal:	Buganuur

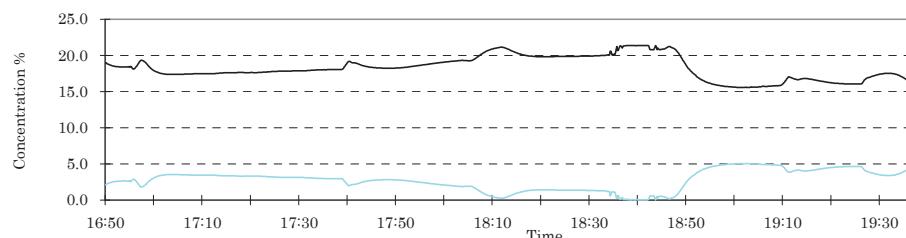
Comment:

NOX,SO2,CO(Horiba),T



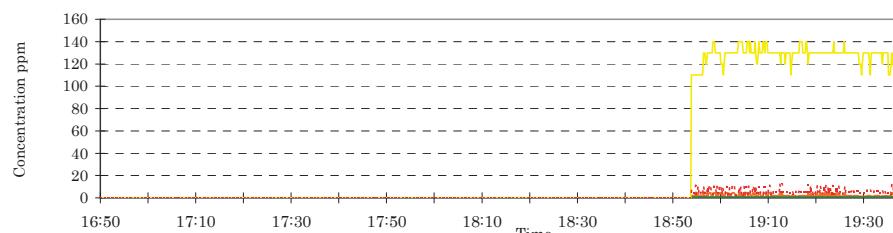
NOX ppm
SO2 ppm
T °C
CO ppm

CO2,O2



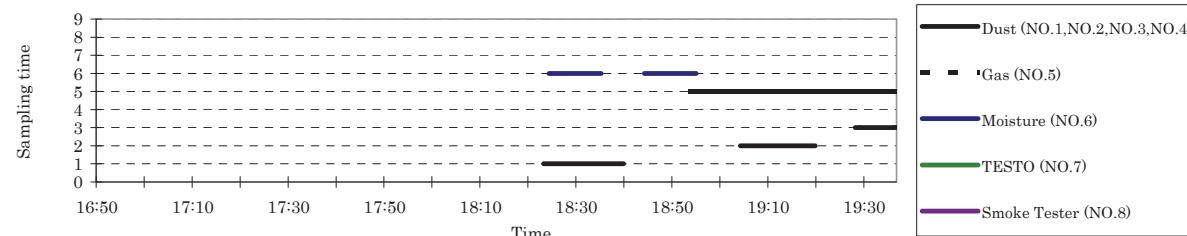
CO2 %
O2 %

CO(PG-250),CO(HODAKA)

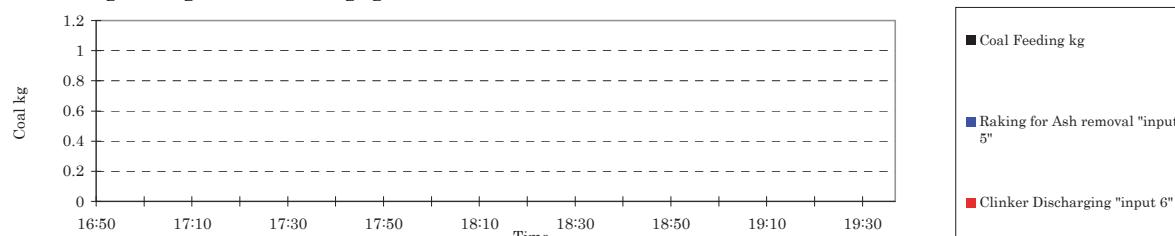


CO(PG) ppm
CO(HODAKA) ppm
CH4 ppm
CO(PG&HODAKA)O2=9.33%

Sampling time (Target time)

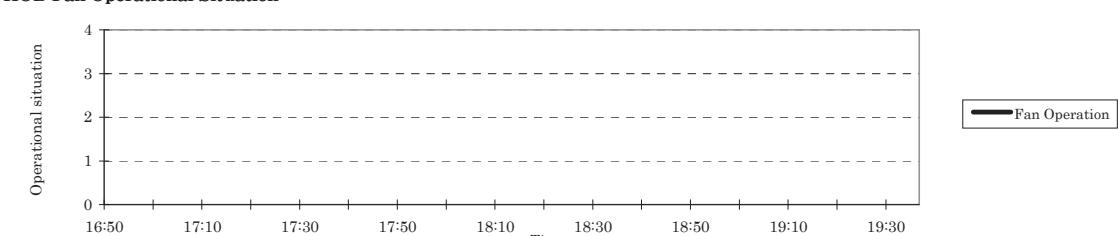


Coal Feeding, Raking, Clinker Discharging



Coal Feeding kg
Raking for Ash removal "input 5"
Clinker Discharging "input 6"

HOB Fan Operational Situation



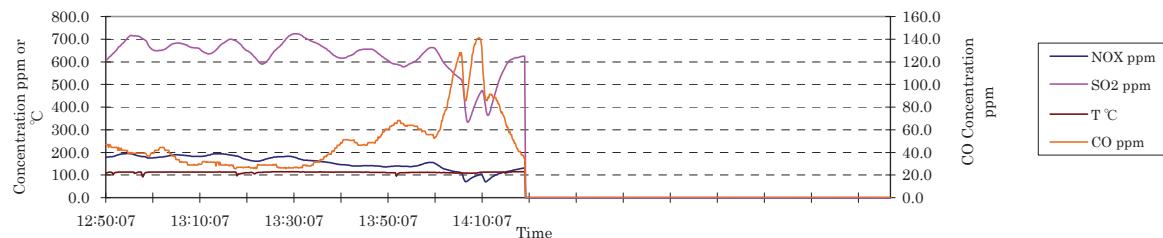
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

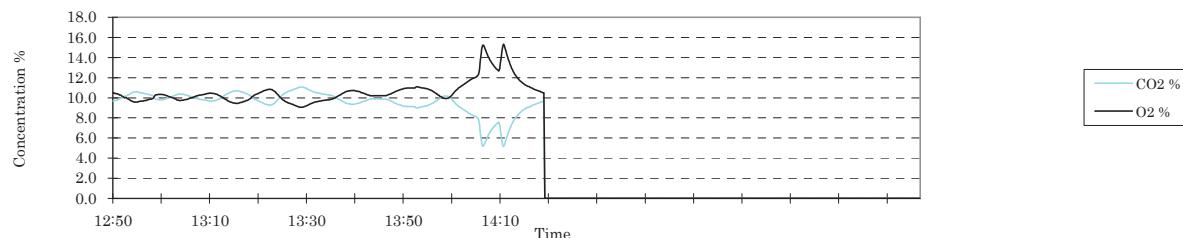
Date:	2013/1/15
Place:	#76 School
HOB type:	DZL-1.4
Boiler Capacity (kW):	1.40
Cross sectional area of duct (m ²):	0.11
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

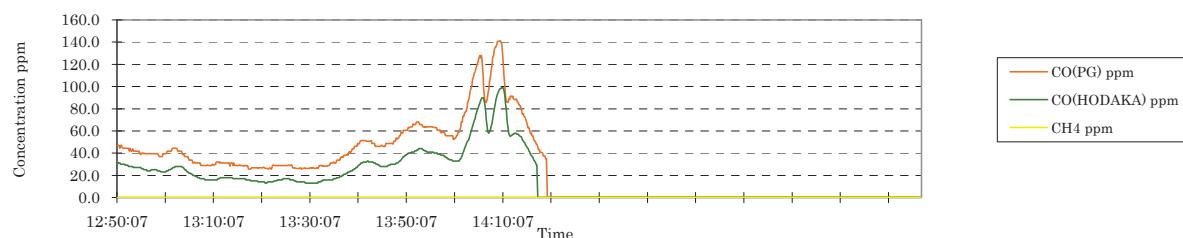
NOX,SO2,CO(Horiba),T



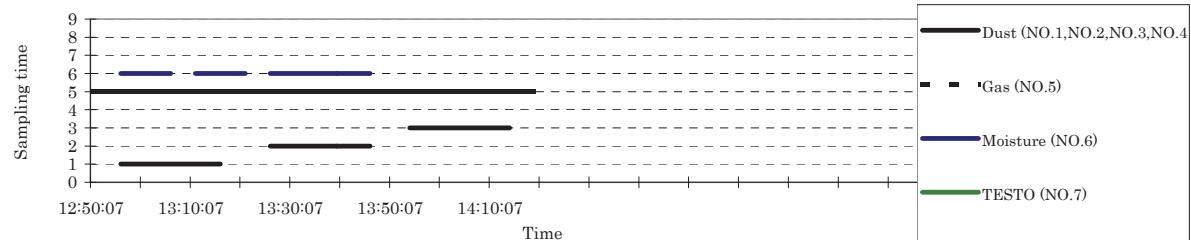
CO2,O2



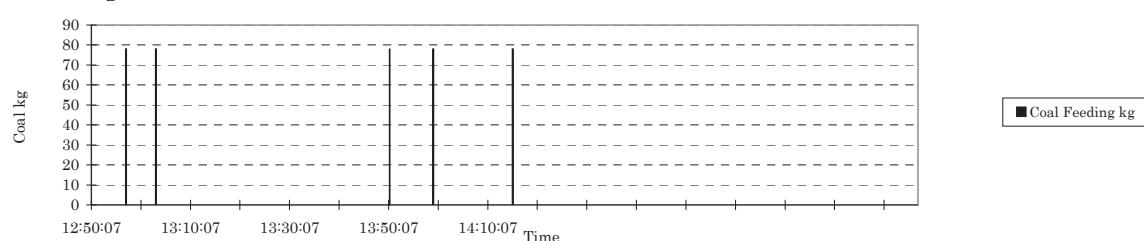
CO(PG-250),CO(HODAKA)



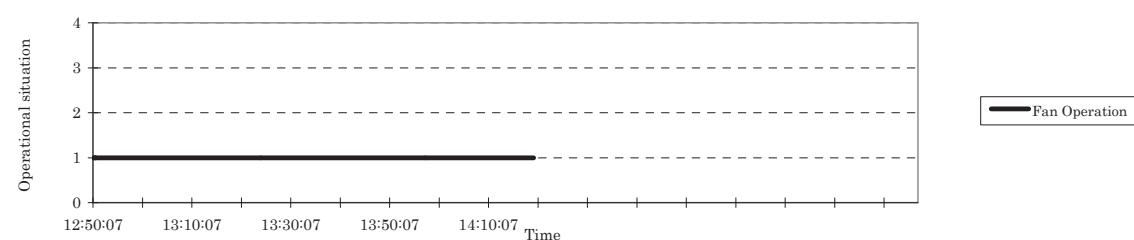
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



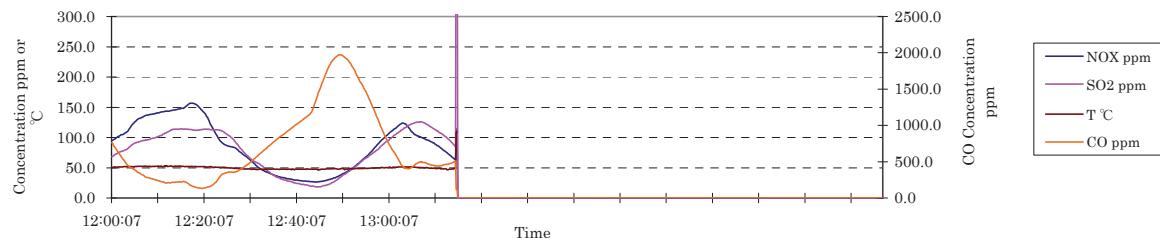
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

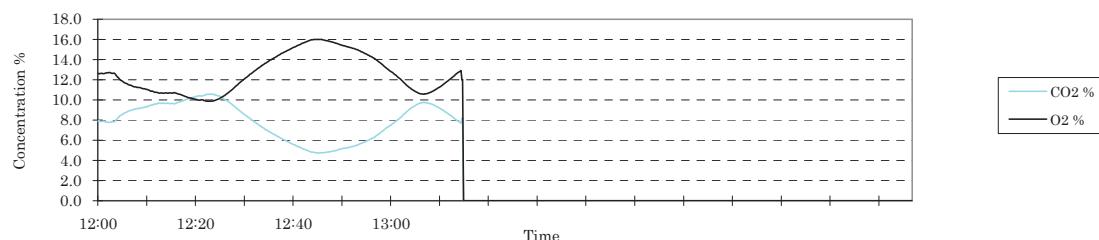
Date:	2013/1/16
Place:	#20 Kindergarten
HOB type:	DZL-0.7
Boiler Capacity (kW):	0.70
Cross sectional area of duct (m ²):	0.164
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

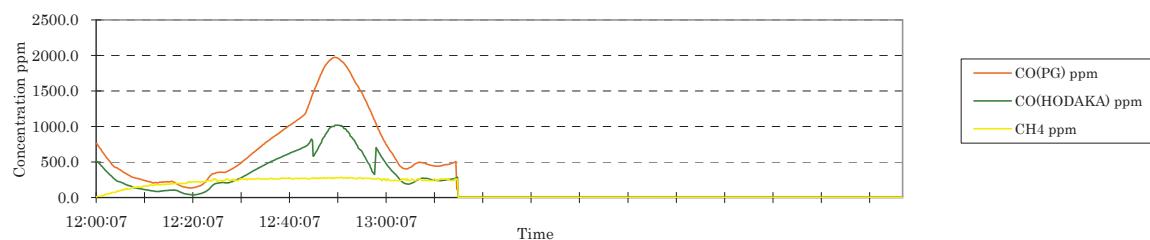
NOX,SO2,CO(Horiba),T



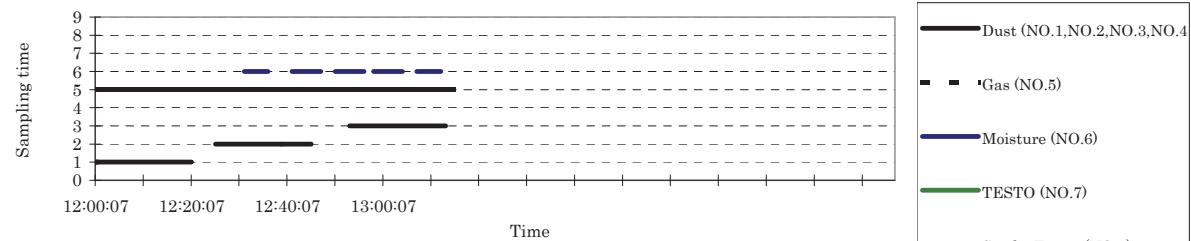
CO2,O2



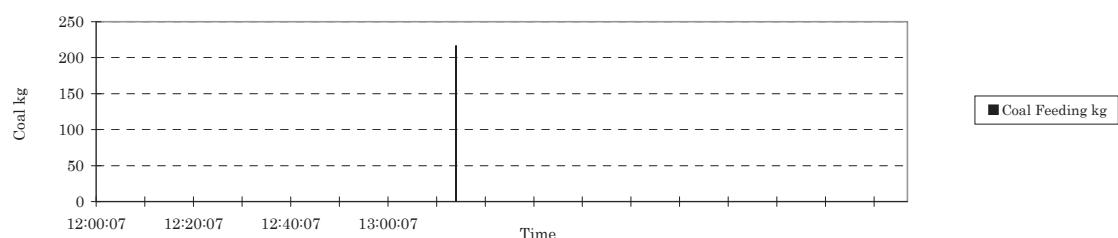
CO(PG-250),CO(HODAKA)



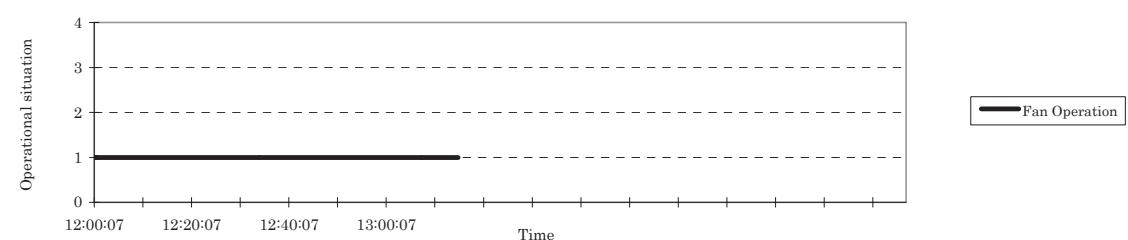
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

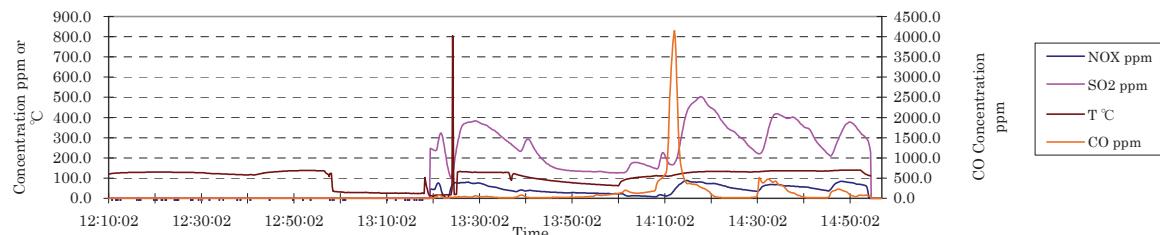
Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

Date:	2013/1/31
Place:	#104 school
HOB type:	SHG 0.7
Boiler Capacity (kW):	0.35
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0324
Type of Coal:	Nalaikh

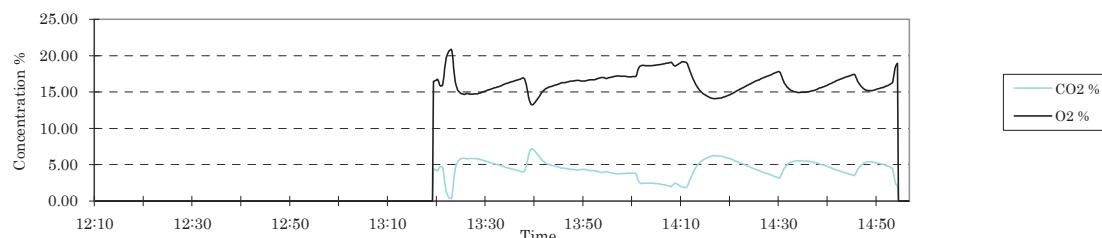
Comment:

Тоосны дээжийг соруулж байх явцад утааны хийн найрлаганы өгөгдлүүдийн бичилт хийгдээгүй байсан. Үүний шалтгаан нь Отгонбаяр мэдээлэл багцлагч /data logger/-г хэмжигч баражинд холбоогүй мартсанас болсон бөгөөд үүнийг тоосны дээжийг хэмжиж дууссаны дараа анзаарсан бөгөөд дараа нь зөвхөн утааны хийн өгөгдлүүдийг дахин хэмжиж нэгтгэсэн.

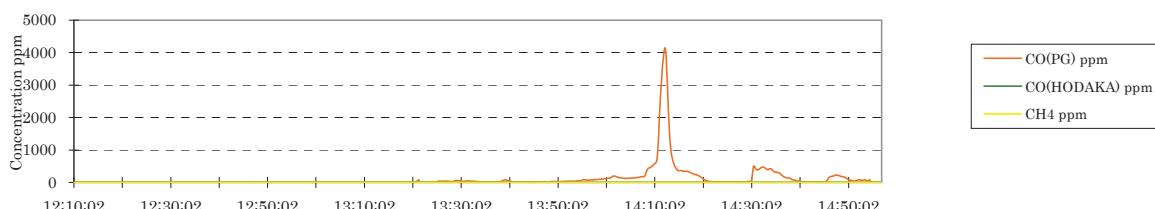
NOX,SO2,CO(Horiba),T



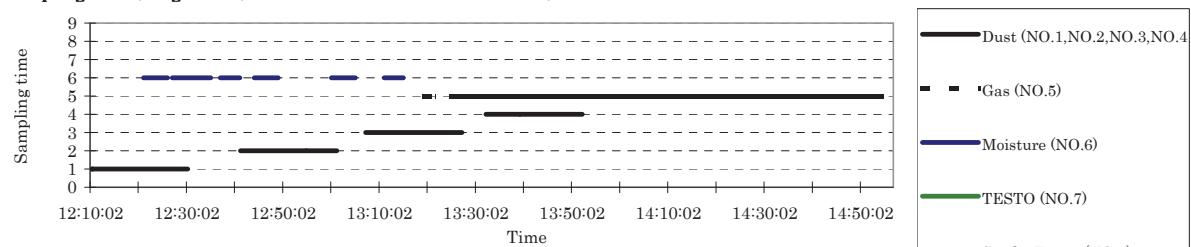
CO2,O2



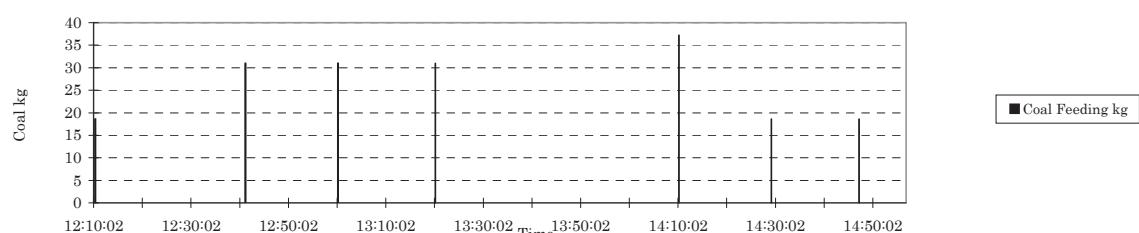
CO(PG-250),CO(HODAKA)



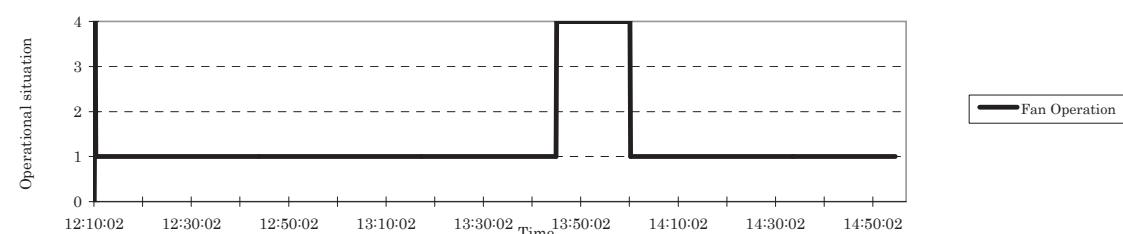
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



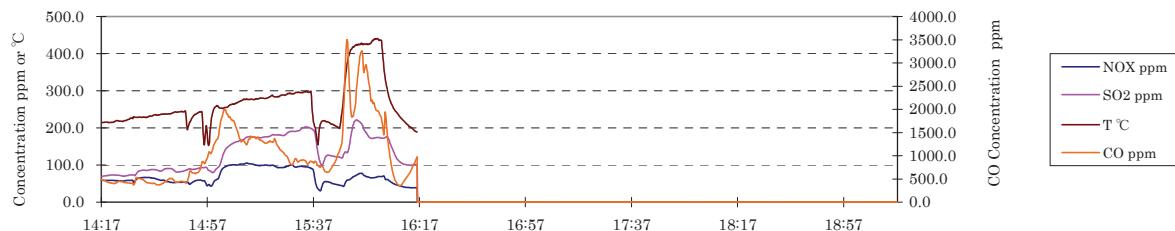
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

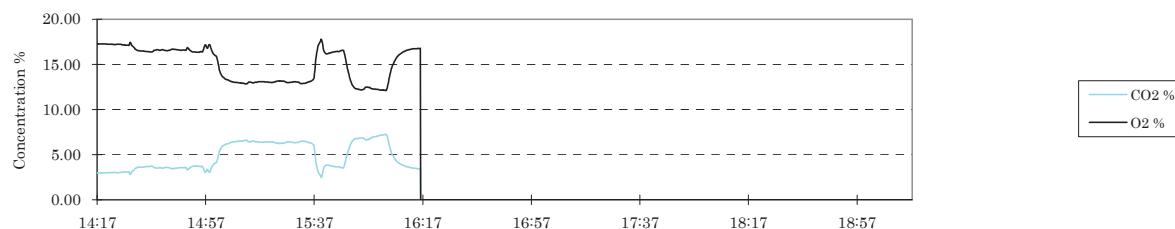
Date:	2013/1/21
Place:	Obi's ger
HOB type:	turky ger stove coal
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.013
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

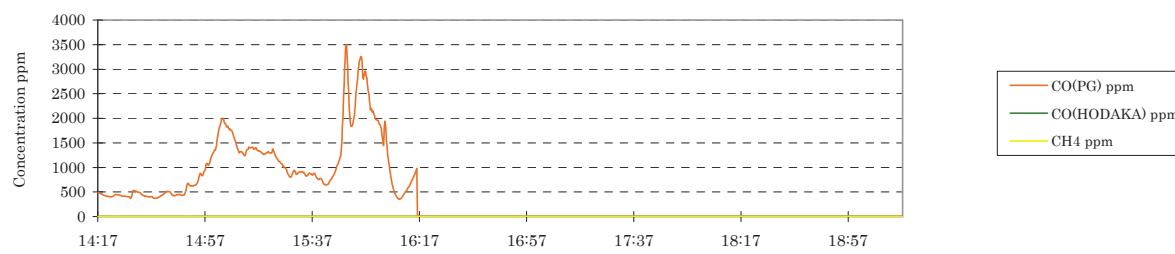
NOX,SO2,CO(Horiba),T



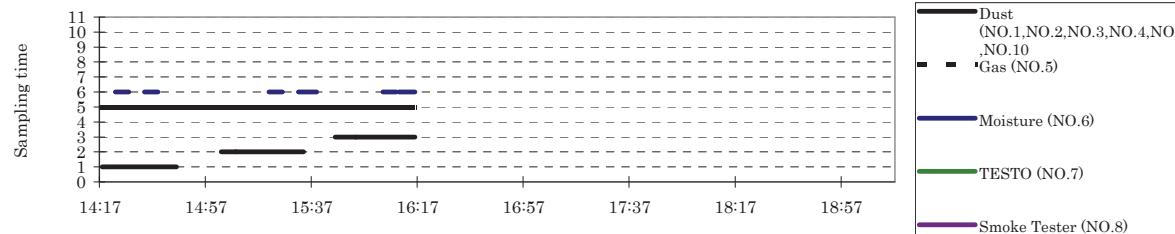
CO2,O2



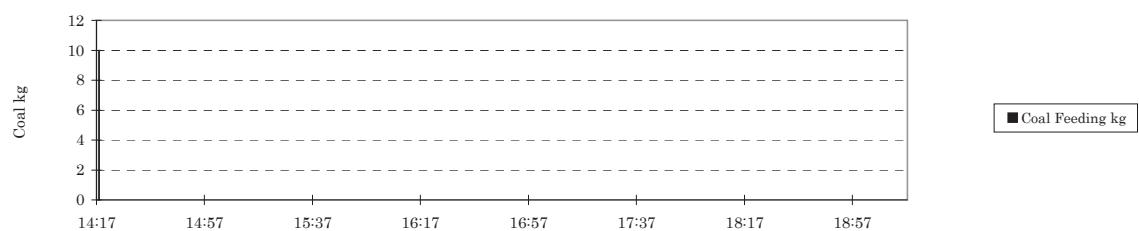
CO(PG-250),CO(HODAKA)



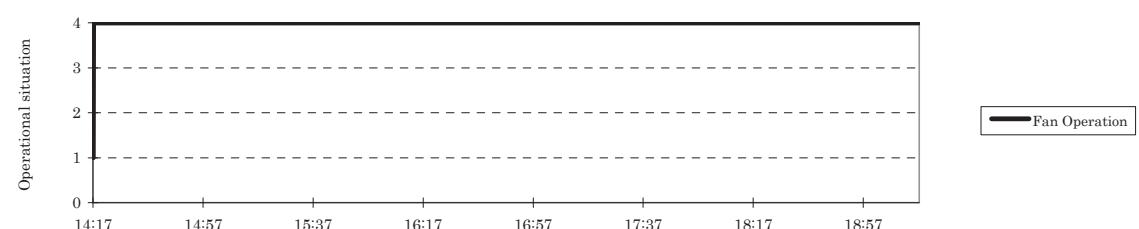
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

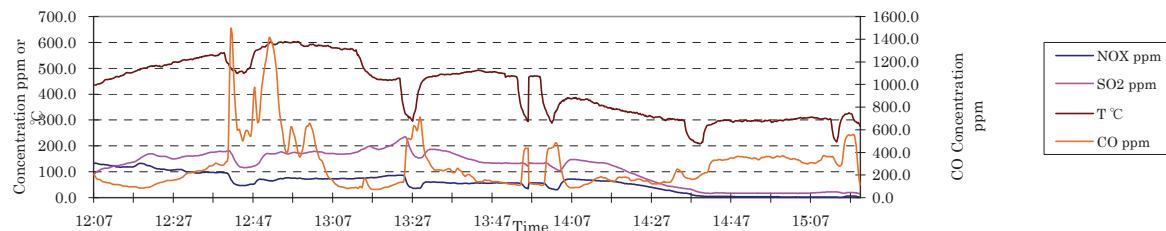
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

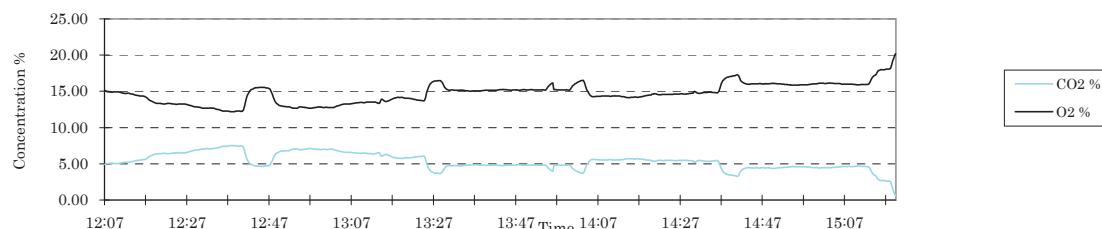
Date:	2013/1/22
Place:	Obi's ger
HOB type:	turky ger stove coal
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.013
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

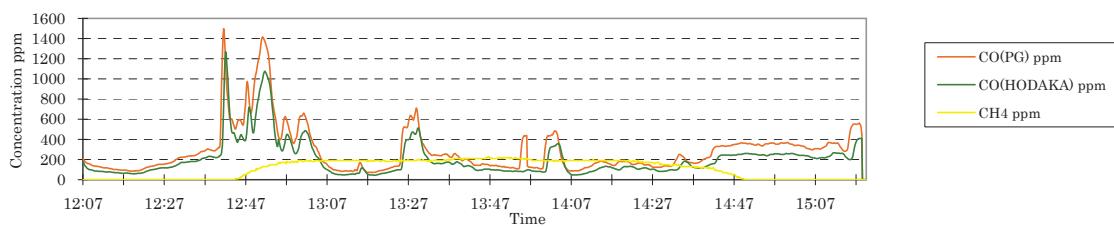
NOX,SO2,CO(Horiba),T



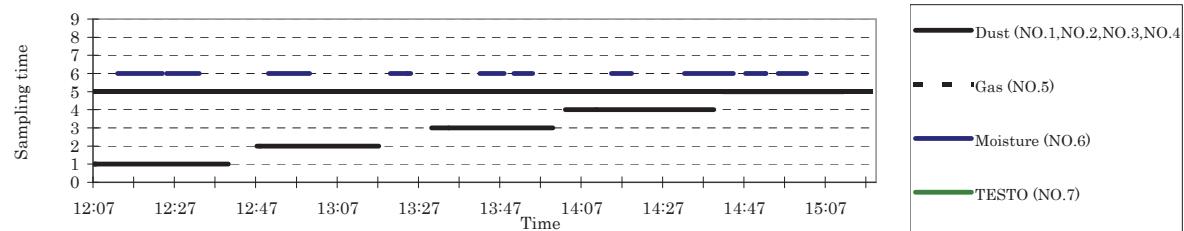
CO2,O2



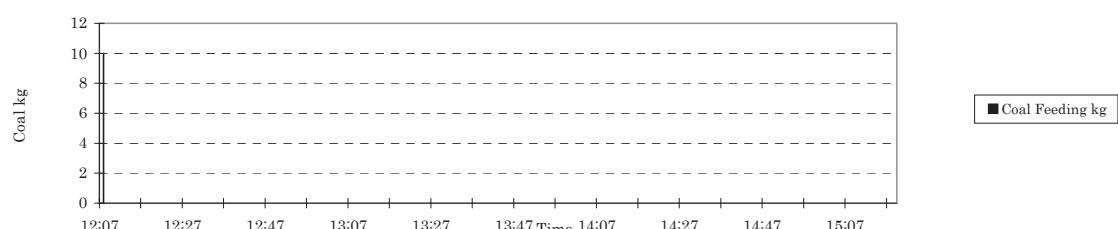
CO(PG-250),CO(HODAKA)



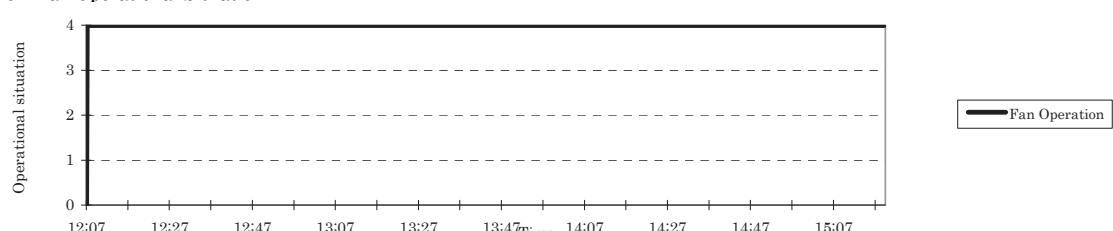
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

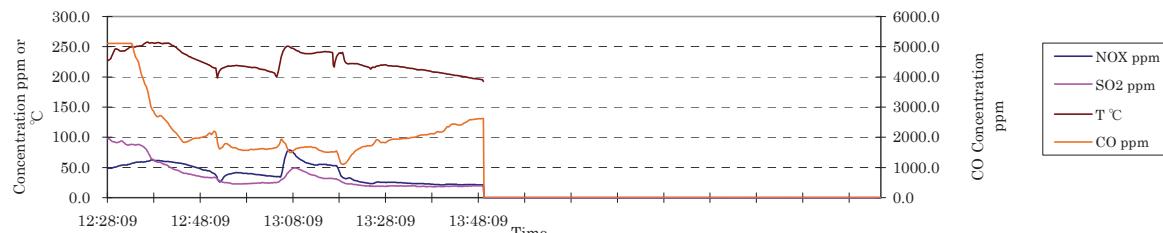
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

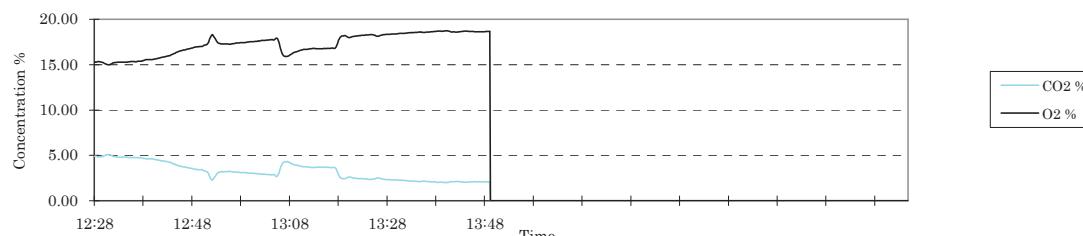
Date:	2013/1/28
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

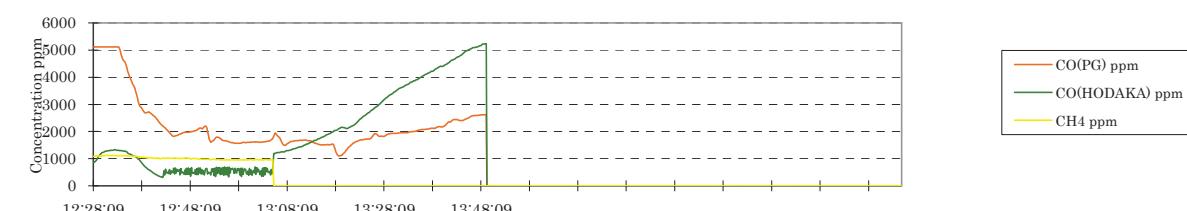
NOX,SO2,CO(Horiba),T



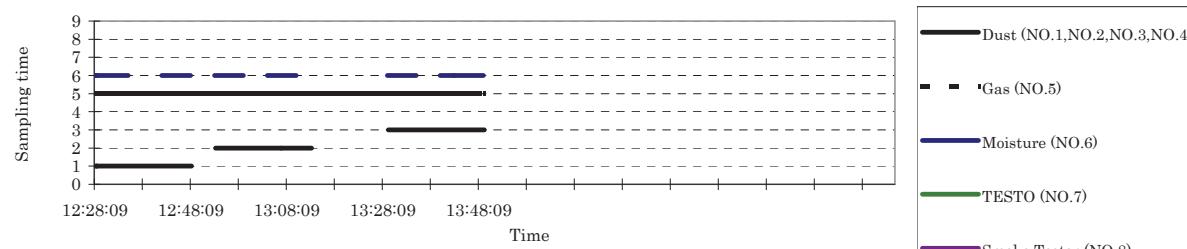
CO2,O2



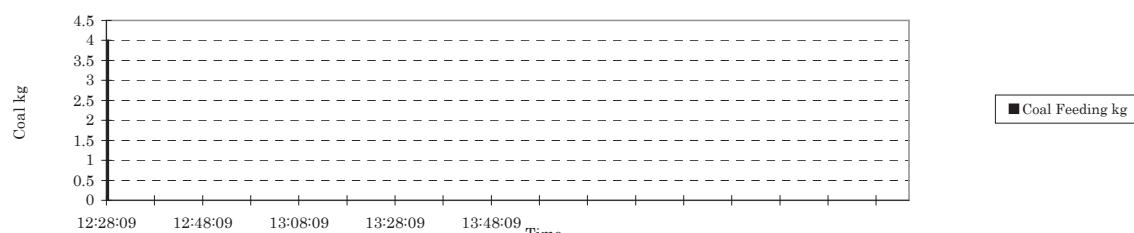
CO(PG-250),CO(HODAKA)



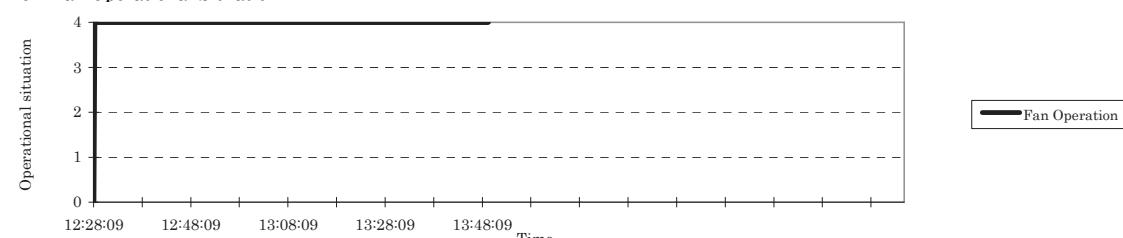
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

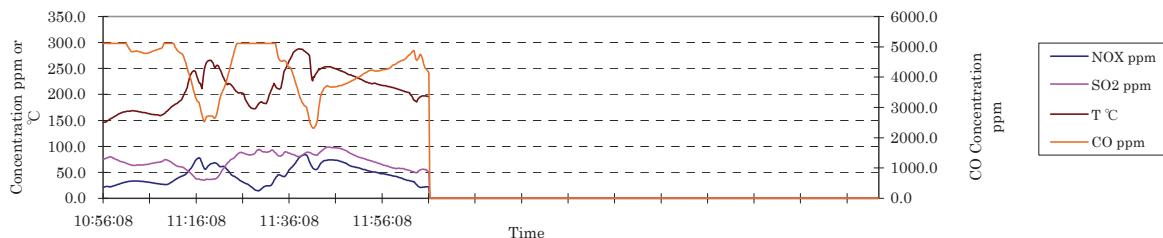
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

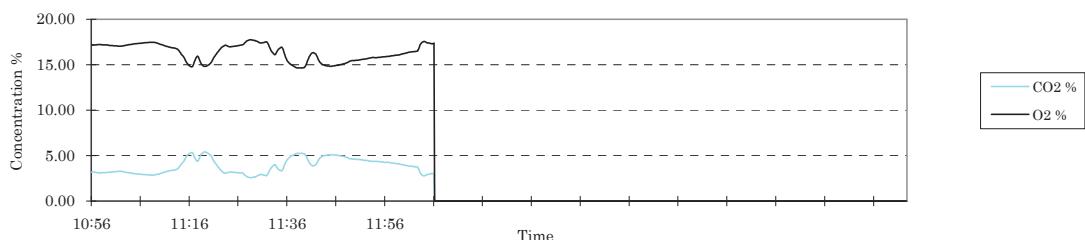
Date:	2013/1/29
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	Nalaikh

Comment:

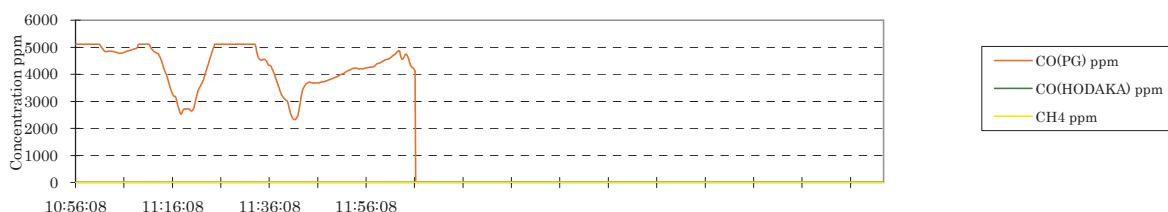
NOX,SO2,CO(Horiba),T



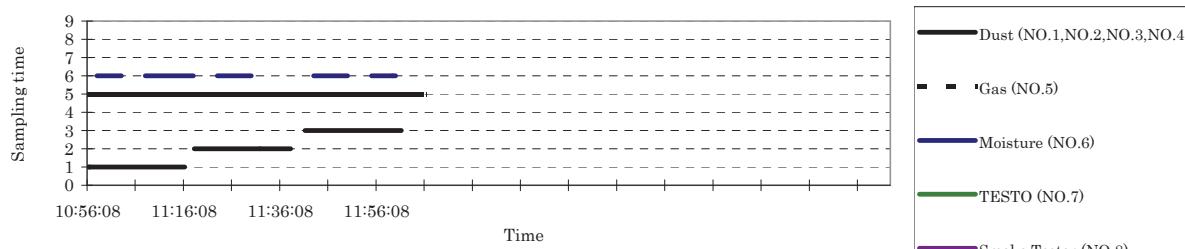
CO2,O2



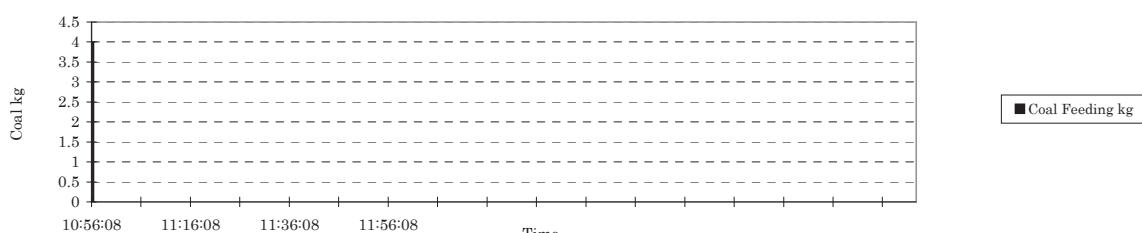
CO(PG-250),CO(HODAKA)



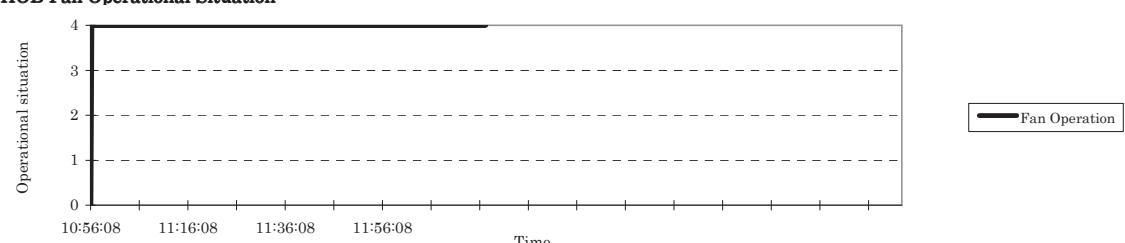
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

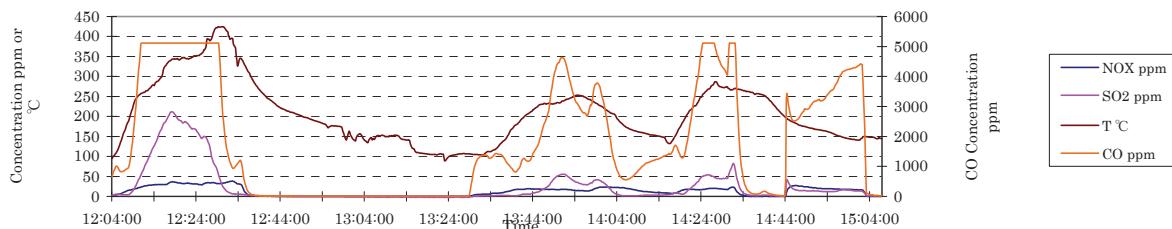
Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүрэ цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

Date:	2013/1/23
Place:	Otgonbayal's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.008
Type of Coal:	Vood briquet (Tunkhe)

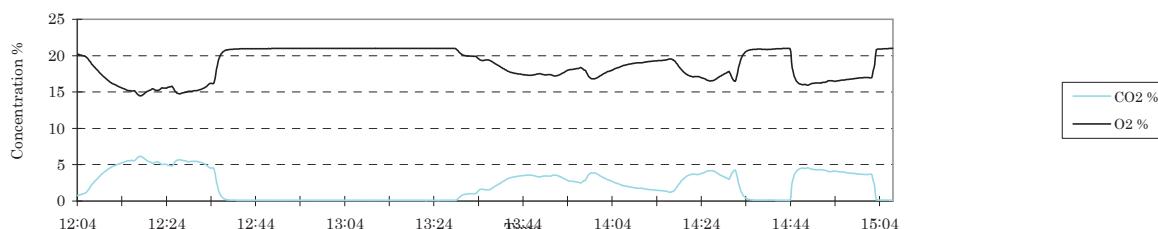
Comment:

12 цагт эхний 2 кг түлшийг зууханд хийж улмаар хэмжилтийг эхлүүлсэн боловч амжилтгүй болсон. Шаталтаас үссэн давирхайнд дээжний фильтр бөглөр задарсан. Бүх бэлтгэлийг дахин хангаж 11:32-т эхний 2 кг түлшийг хийж галыг асаасан. 13:35-д түлш бүрэн ноцсон. Нэмэлт 2 кг түлшийг 14:16-д зууханд хийсэн.

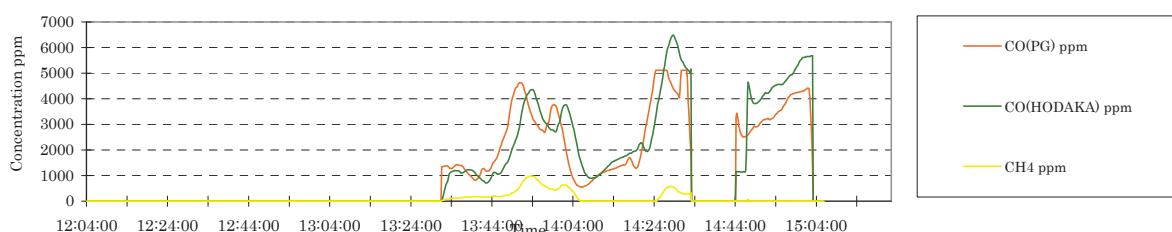
NOX,SO2,CO(Horiba),T



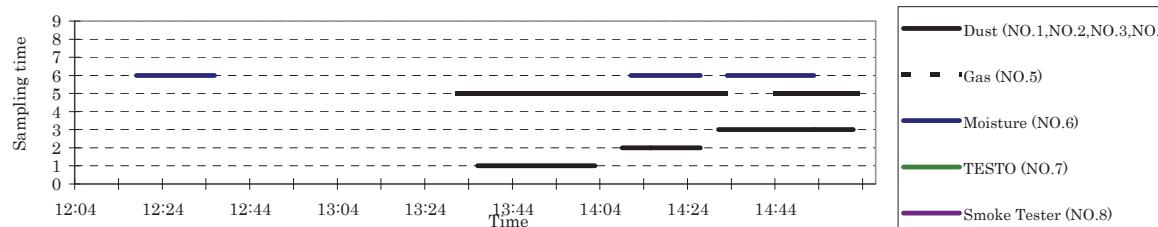
CO2,O2



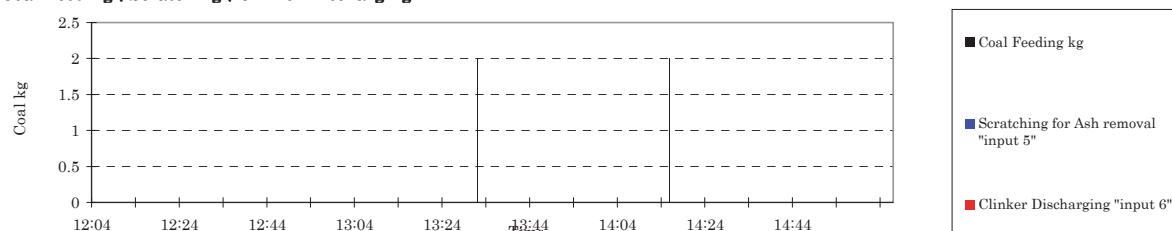
CO(PG-250),CO(HODAKA)



Sampling time (Target time)

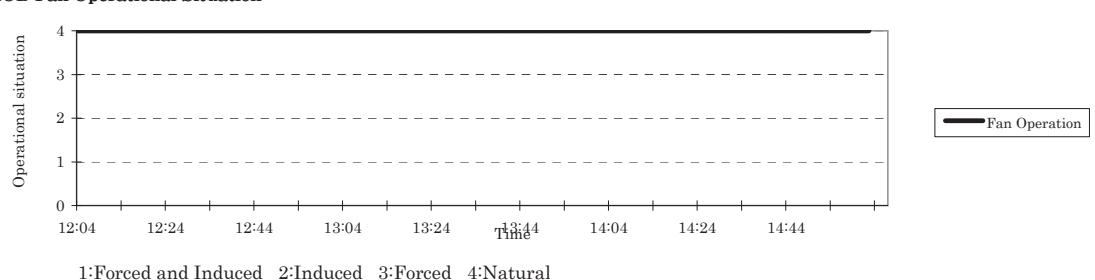


Coal Feeding, Scratching, Clinker Discharging



Blue: Scratching for Ash removal (constant value "5") Red: Clinker Discharging (constant value "6")

HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

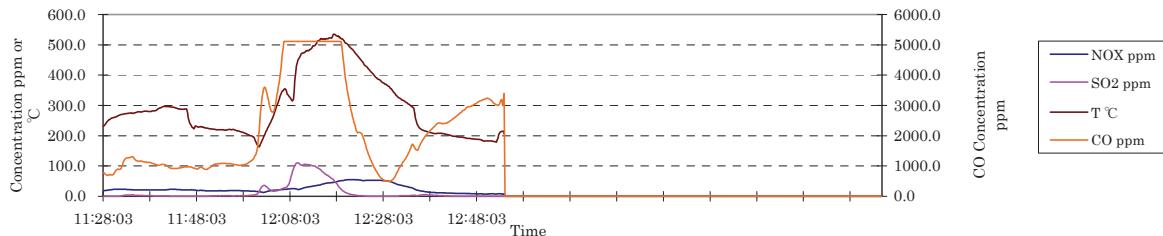
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

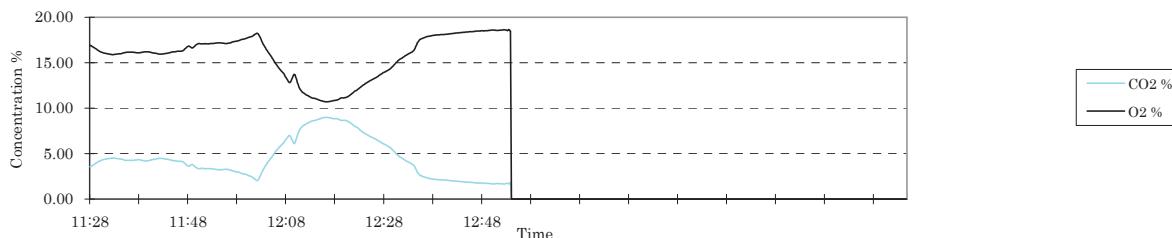
Date:	2013/1/24
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	Wood briquet (Hyalgan)

Comment:

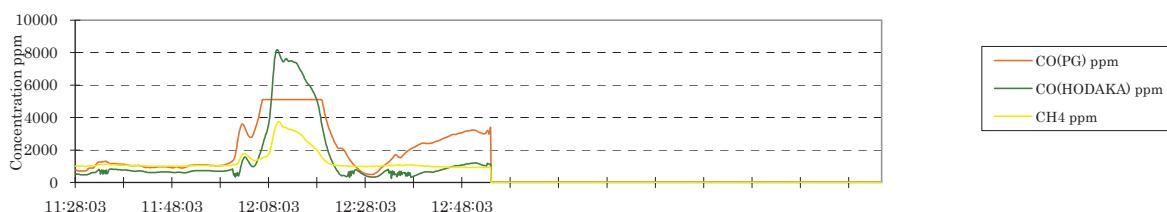
NOX,SO2,CO(Horiba),T



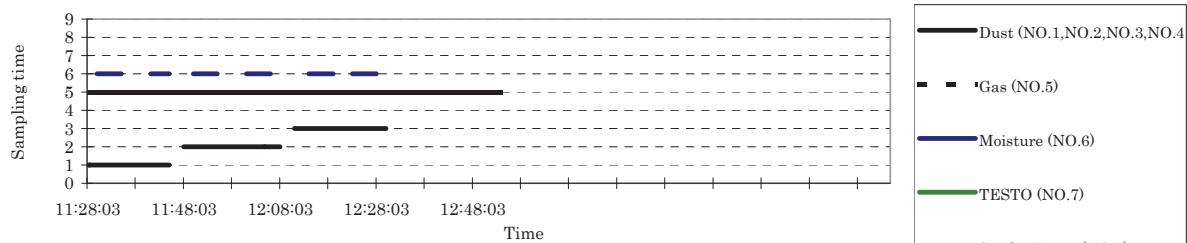
CO2,O2



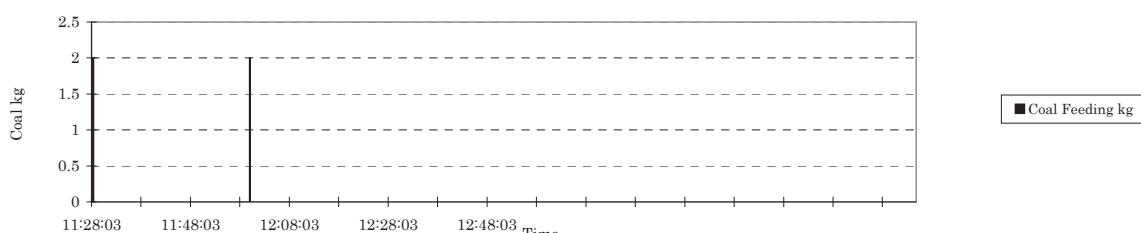
CO(PG-250),CO(HODAKA)



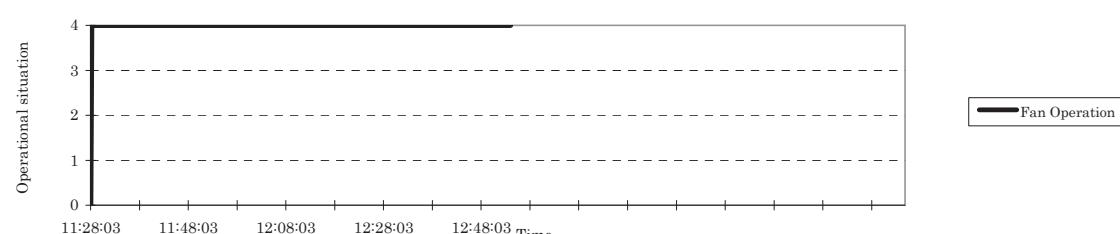
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



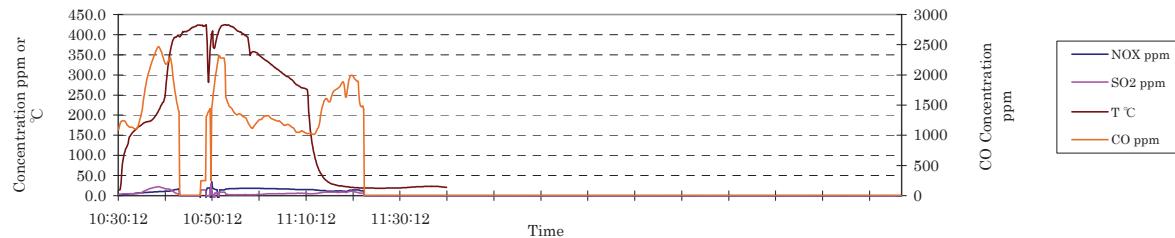
1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

Graph of Measurement Result

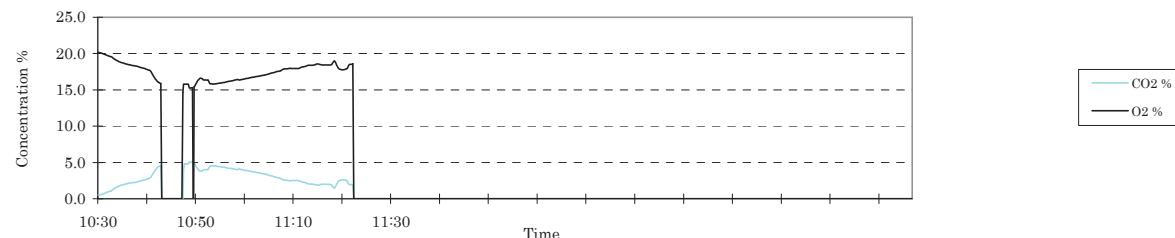
Date:	2013/1/25
Place:	Obi ger
HOB type:	traditional
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.008
Type of Coal:	wood briquet (2-step loa

Comment:

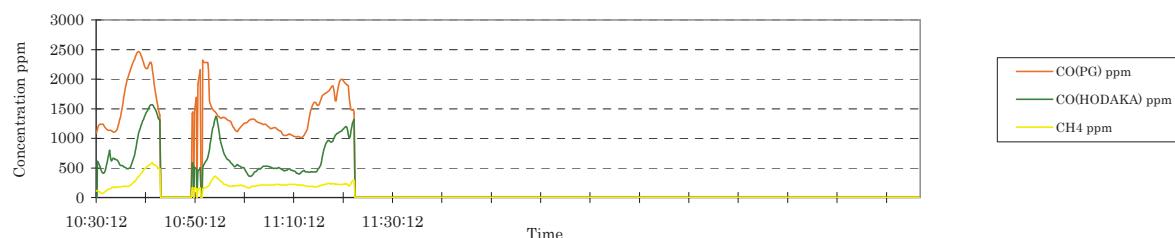
NOX,SO2,CO(Horiba),T



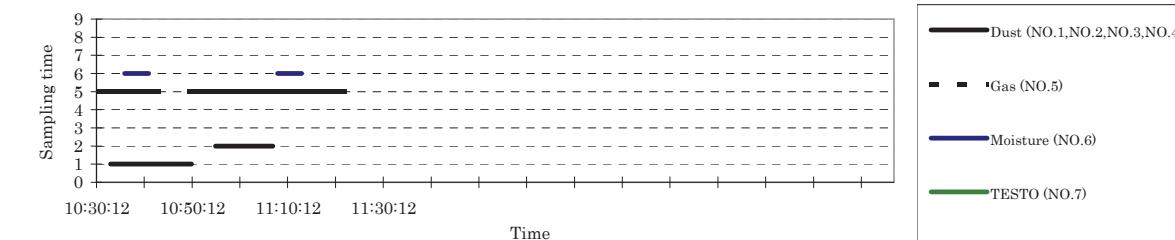
CO2,O2



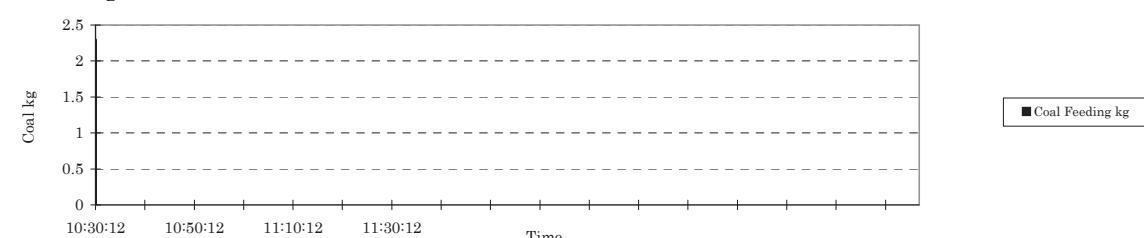
CO(PG-250),CO(HODAKA)



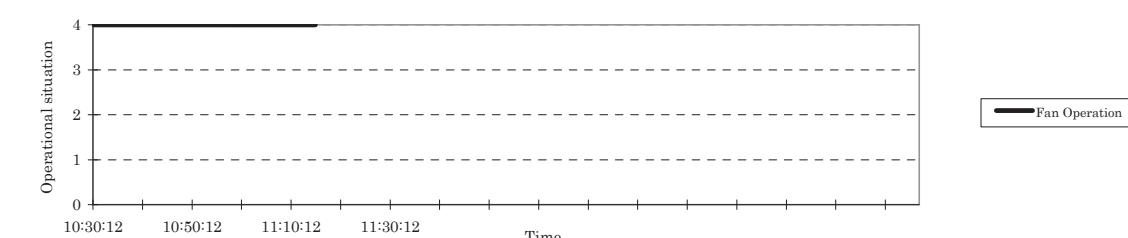
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

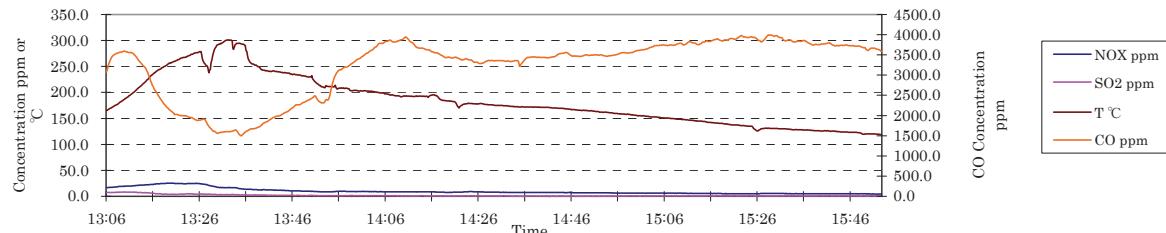
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (toos, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

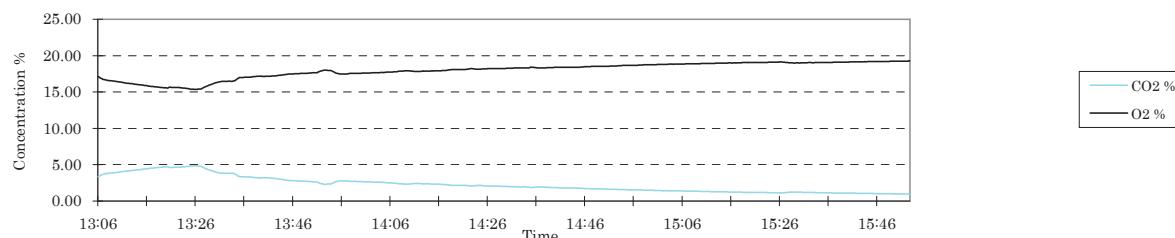
Date:	2013/1/24
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	semicoke (PP2)

Comment:

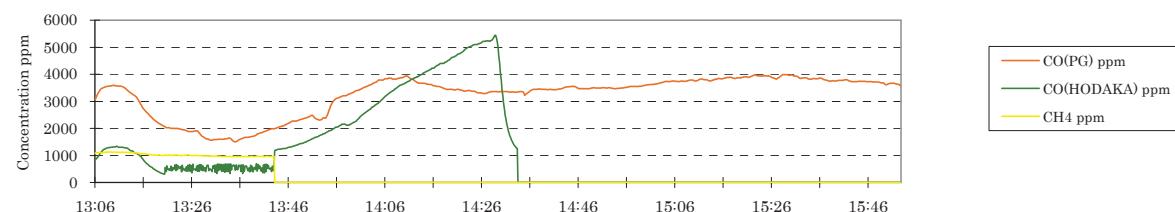
NOX,SO2,CO(Horiba),T



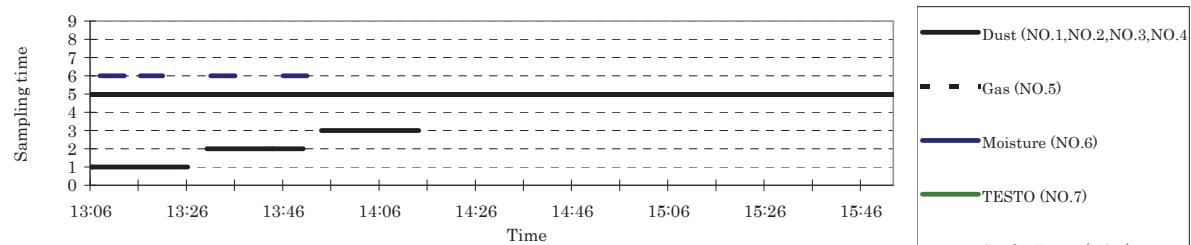
CO2,O2



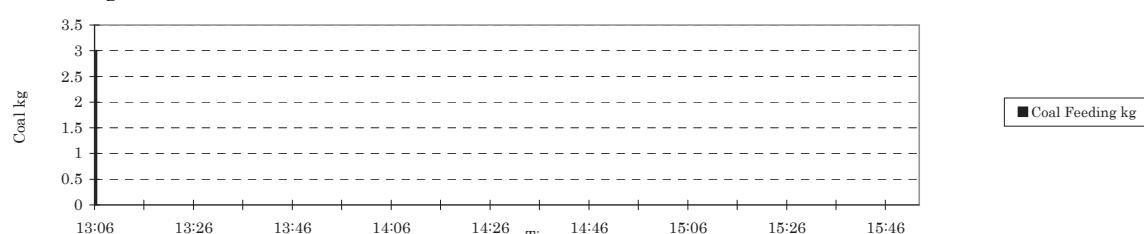
CO(PG-250),CO(HODAKA)



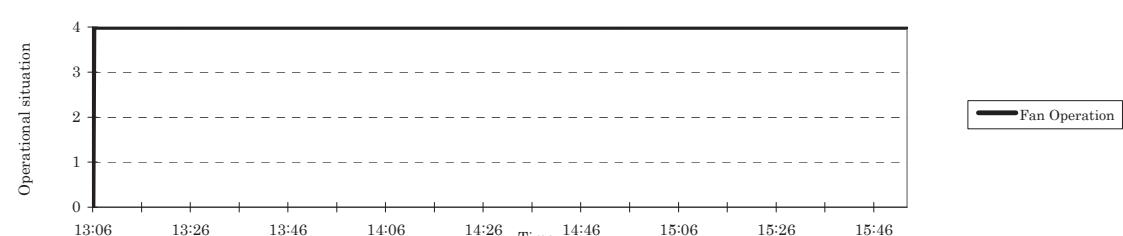
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

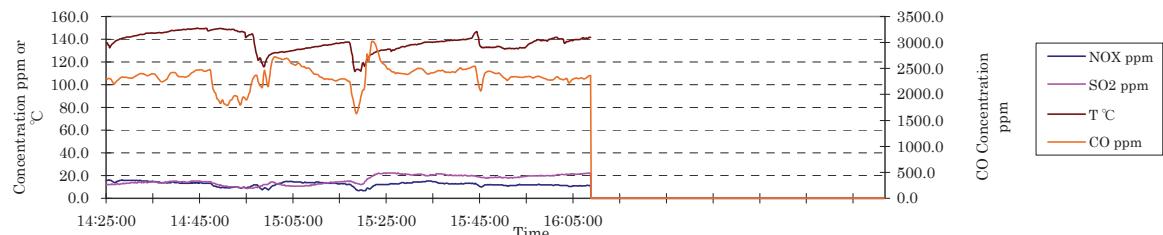
Graph of Measurement Result

Хэмжилтийн үзүүлэлтийн график (хийн агууламжийн өөрчлөлт, дээжний хугацаа (тоос, testo, smoke tester), нүүрс цэнэглэлтийн давтамж болон хугацаа, салхилуурын ажиллагаа)

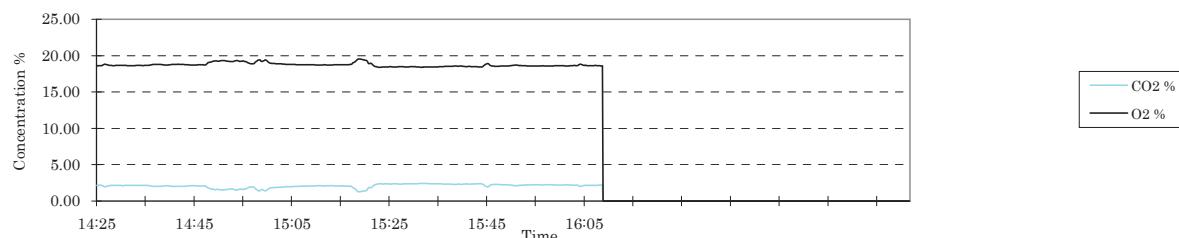
Date:	2013/1/28
Place:	Obi's ger
HOB type:	traditional ger stove
Boiler Capacity (kW):	-
Cross sectional area of duct (m ²):	0.0079
Type of Coal:	semi coke briquet(MAF)

Comment:

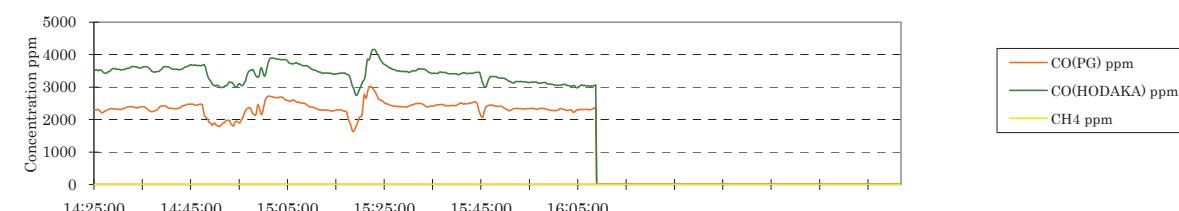
NOX,SO2,CO(Horiba),T



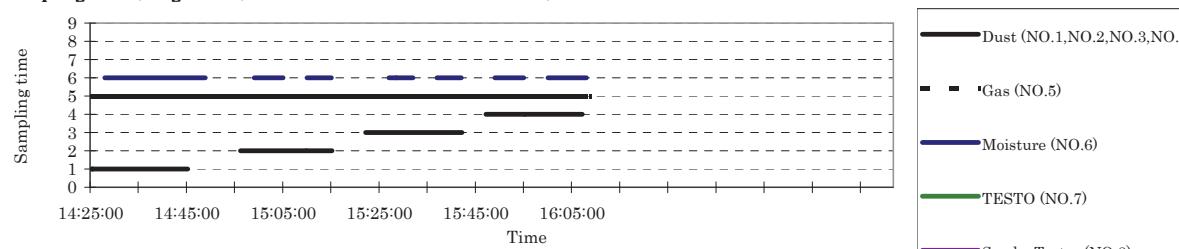
CO2,O2



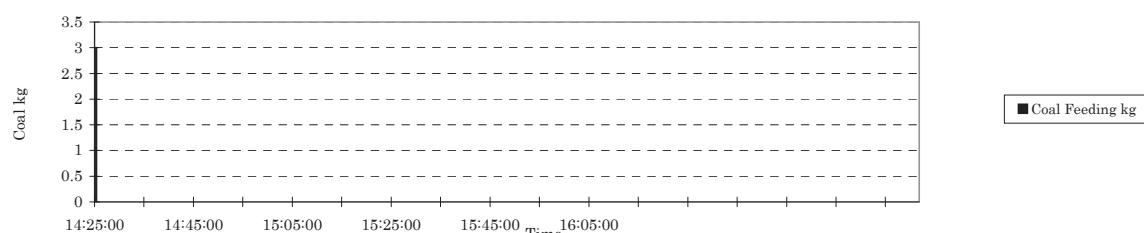
CO(PG-250),CO(HODAKA)



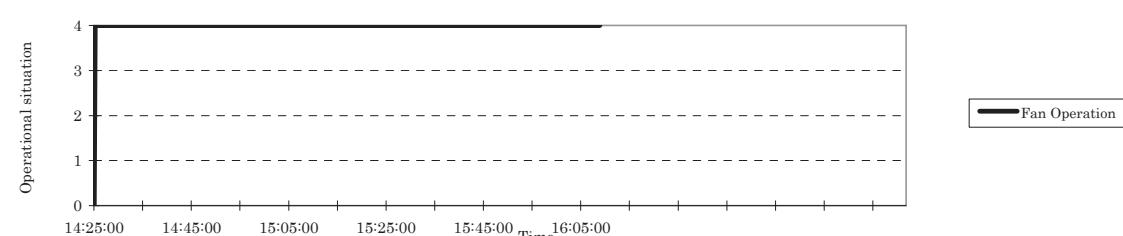
Sampling time (Target time)



Coal Feeding



HOB Fan Operational Situation



1:Forced and Induced 2:Induced 3:Forced 4:Natural

