

대 기 측 정 기 록 부

김광석 김광석 김광석

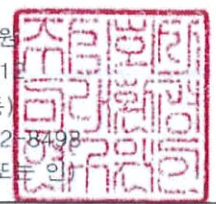
① 의뢰인	상 호(기관명)	사천시 하수슬러지 처리시설			② 일반현황	업 종	지방행정 집행기관			
	소 재 지(주소)	경상남도 사천시 환경길 55				시 설 종 류	폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1)			
	대 표 자(의뢰인)	사천시청					사 업 장 종 별	4종중		
	환 경 기 술 인	이 석 준								
③ 의뢰내용	측 정 용 도	자가측정용								
	굴 톱 명 칭 (측정지점)	#A2 폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1기)			굴 톱 높 이	m		굴 톱 내 경 (측정공)	굴 톱 종 별	
	의 료 항 목	매연, 질소산화물, 황산화물, 일산화탄소, 먼지, 구리화합물, 납화합물, 니켈화합물, 비소화합물, 아연화합물, 카드뮴화합물, 크로뮴화합물, 수은화합물, 아세트알데하이드, 포알데하이드, 사이안화수소, 암모니아, 염화수소, 페놀화합물, 플루오린화합물, 황화수소, 스타이렌								
④ 시료채취	현 장 기 상	날 씨	기 온	습 도	기 압	풍 향	풍 속			
		맑음	9 °C	79 %	767 mmHg	남남서 풍	0.6 m/sec			
	배 출 가 스	실측산소농도	표준산소농도		배출가스 유량(산소보정 전)		배출가스 유량(산소보정 후)			
		12.5 %	-		15.7 Sm³/분		15.74 Sm³/분			
		수분량	배출가스온도		배출가스 속도		기타			
		12.0 %	188.0 °C		16.1 m/sec					
	방 지 시 설	명 칭		대 상 물 질				방지효율(%)		
		세정집진시설 (60m³/min)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종						
		폐가스소각시설 (0.42m³)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종				-		
								-		
채 취 일 시	2025-04-04 09:10~16:30			시 료 채 취 자	박동주 (서명)			이수만 (서명)		
채 취 자 의 견	이 상 없 음									
⑤ 시설가동상황	배출시설 명칭	측정당시 시간당 사용(생산)량					방지시설 명칭			
		연료사용량	제품생산량	소각량	원료투입량	종 류				
	가열시설 (주열공급기)	400,000 kcal/hr	-	-	-	-	폐가스소각시설 외			
⑥ 측정분석결과	측 정 항 목	배출허용기준	측정분석값	측정시간	측정분석 방법			비 고		
	매연	링겔만비탁표 2도 이하	0	10:10~11:11	ES 01313.1b 배출가스 중 매연 (링겔만차트)					
	질소산화물 ppm	70 이하	33.0	09:32~09:47	ES 01308.1b 배출가스 중 질소산화물-자동측정법(연소가스분석기)					
	황산화물 ppm	35 이하	0.0	09:32~09:47	ES 01307.1b 배출가스 중 황산화물-자동측정법(연소가스분석기)					
	일산화탄소 ppm	200 이하	11.0	09:32~09:47	ES 01304.2c 배출가스 중 일산화탄소-자동측정법(연소가스분석기)					
	먼지 mg/Sm³	15 이하	2.1	09:57~10:30	ES 01301.1d 배출가스 중 먼지-반자동식측정법(원통여지)					
	구리화합물 mg/Sm³	4 이하	불검출	10:38~11:33	ES 01400.2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)					
	납화합물 mg/Sm³	0.8 이하	불검출	10:38~11:33	ES 01400.2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)					
	니켈화합물 mg/Sm³	1.4 이하	0.004	10:38~11:33	ES 01400.2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)					
	비소화합물 ppm	0.14 이하	0.002	10:38~11:33	ES 01401.3d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)					
분 석 기 간	2025-04-04 ~ 2025-04-14		분석기술인	박혜지 (서명)		책임기술인	신도재 (서명)			
⑦ 종합의견	배출 허용기준에 적합 함.									
위와 같이 측정분석결과를 사실대로 기록합니다.										
2025년 04월 14일										
상 호		주 식 회 사		미래환경연구소						
소재지 및 연락처		경남 진주시 동부로 169번길 1		B동 605,606,607호(충무공동)						
		Tel. 055)762-8496		Fax. 762-8498						
대 표 자 성 명		김 광 석		(서명 또는 인)						

대 기 측 정 기 록 부

① 의 뢰 인	상 호(기관명)	사천시 하수슬러지 처리시설			② 일 반 현 황	업 종	지방행정 집행기관		
	소 재 지(주소)	경상남도 사천시 환경길 55				시 설 종 류	폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1		
	대표자(의뢰인)	사천시장							
	환 경 기 술 인	이 석 준							
③ 의 뢰 내 용	측 정 용 도	자가측정용							
	굴 톱 명 칭 (측정지점)	#A2 폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1기)				굴 톱 높 이	굴 톱 내 경 (측정공)		굴 톱 증 별
						m	0.2 m		4 종
	의뢰항목	매연, 질소산화물, 황산화물, 일산화탄소, 먼지, 구리화합물, 납화합물, 니켈화합물, 비소화합물, 아연화합물, 카드뮴화합물, 크로뮴화합물, 수은화합물, 아세트알데하이드, 포말데하이드, 사이안화수소, 암모니아, 염화수소, 페놀화합물, 플루오린화합물, 황화수소, 스티렌							
④ 시 료 채 취	현 장 기 상	날 씨	기 온	습 도	기 압	풍 향	풍 속		
		맑음	9 °C	79 %	767 mmHg	남남서 풍	0.6 m/sec		
	배 출 가 스	실측산소농도	표준산소농도	배출가스 유량(산소보정 전)		배출가스 유량(산소보정 후)			
		12.5 %	- %	15.7 Sm³/분		15.74 Sm³/분			
		수분량	배출가스온도	배출가스 속도		기타			
		12.0 %	188.0 °C	16.1 m/sec					
	방 지 시 설	명 칭		대 상 물 질				방지효율(%)	
		세정집진시설 (60m³/min)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종					
		폐가스소각시설 (0.42m³)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종				-	
								-	
채 취 일 시	2025-04-04 09:10~16:30			시 료 채 취 자	박동주 (서명) 이수만 (서명)				
채 취 자 의 견	이 상 없 음								
⑤ 시 설 가 동 상 황	배출시설 명칭	측정당시 시간당 사용(생산)량					방지시설 명칭		
		연료사용량	제품생산량	소각량	원료투입량	종 류			
	가열시설 (주열공급기)	400,000 kcal/hr	-	-	-	-	폐가스소각시설 외		
⑥ 측 정 분 석 결 과	측 정 항 목	배출허용기준	측정분석값	측정시간	측정분석 방법			비 고	
	아연화합물 mg/Sm³	4 이하	0.073	10:38~11:33	ES 01400 2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)				
	카드뮴화합물 mg/Sm³	0.15 이하	불검출	10:38~11:33	ES 01400.2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)				
	크로뮴화합물 mg/Sm³	0.2 이하	불검출	10:38~11:33	ES 01400 2d 배출가스 중 금속화합물 (ICP)				
	수은화합물 mg/Sm³	0.05 이하	불검출	12:04~12:34	ES 01408 1c 배출가스 중 수은화합물 - 냉증기 원자흡수분광광도법(AAS)				
	아세트알데하이드 ppm	10 이하	0.573	15:50~15:57	ES 01501.1c 배출가스 중 포말데하이드 및 알데하이드류 (HPLC)				
	포말데하이드 ppm	8 이하	0.011	15:50~15:57	ES 01501 1c 배출가스 중 포말데하이드 및 알데하이드류 (HPLC)				
	사이안화수소 ppm	4 이하	0.60	15:16~15:28	ES 01312 1e 배출가스 중 사이안화수소-4피리딘카복실산파라졸론법 (UV/VIS)				
	암모니아 ppm	20 이하	18.8	15:33~15:45	ES 01303 1d 배출가스 중 암모니아-인도페놀법 (UV/VIS)				
	염화수소 ppm	15 이하	0.9	13:44~14:07	ES 01305.1e 배출가스 중 염화수소 (IC)				
분 석 기 간	2025-04-04 ~ 2025-04-14		분석기술인	박혜지 (서명) 책임기술인		신도재 (서명)			
⑦ 종합 의견	배출 허용기준에 적합 함.								
위와 같이 측정분석결과를 사실대로 기록합니다.									
2025년 04월 14일									
상 호 주 식 회 사 미래환경연구원									
소재지 및 연락처									
대 표 자 성 명									
김 광 석 (서명 또는 인)									

대 기 측 정 기 록 부

① 의뢰인	상 호(기관명)	사천시 하수슬러지 처리시설			② 일반현황	업 종	지방행정 집행기관				
	소 재 지(주소)	경상남도 사천시 환경길 55				시 설 종 류	폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1				
	대표자(의뢰인)	사천시장					사 업 장 종 별	4종중			
	환 경 기 술 인	이 석 준									
③ 의뢰내용	측 정 용 도	자가측정용									
	굴 독 명 칭 (측정지점)	#A2 폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 (폐수, 폐기물 건조시설 및 정제시설 99.7m³ 외 1기)			굴 독 높 이	m		굴 독 내 경 (측정공)	0.2 m	굴 독 종 별	4 종
	의 료 항 목	매연, 질소산화물, 황산화물, 일산화탄소, 먼지, 구리화합물, 납화합물, 니켈화합물, 비소화합물, 아연화합물, 카드뮴화합물, 크로뮴화합물, 수은화합물, 아세트알데하이드, 포알데하이드, 사이안화수소, 암모니아, 염화수소, 페놀화합물, 플루오린화합물, 황화수소, 스타이렌									
④ 시료채취	현 장 기 상	날 씨	기 온	습 도	기 압	풍 향	풍 속				
		맑음	9 °C	79 %	767 mmHg	남남서 풍	0.6 m/sec				
	배 출 가 스	실측산소농도	표준산소농도		배출가스 유량(산소보정 전)		배출가스 유량(산소보정 후)				
		12.5 %	-		15.7 Sm³/분		15.74 Sm³/분				
		수분량	배출가스온도		배출가스 속도		기타				
		12.0 %	188.0 °C		16.1 m/sec						
	방 지 시 설	명 칭		대 상 물 질				방지효율(%)			
		세정집진시설 (60m³/min)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종							
		폐가스소각시설 (0.42m³)		먼지, 염화수소, 플루오린화합물 외 19종				-			
								-			
채 취 일 시	2025-04-04 09:10~16:30			시 료 채 취 자	박동주 박동주		이수만(서명)				
채 취 자 의 견	이 상 없 음										
5. 시설가동상황	배출시설 명칭	측정당시 시간당 사용(생산)량					방지시설 명칭				
		연료사용량	제품생산량	소각량	원료투입량	종 류					
	가열시설 (주열공급기)	400,000 kcal/hr	-	-	-	-	폐가스소각시설 외				
⑥ 측정분석결과	측 정 항 목	배출허용기준	측정분석값	측정시간	측정분석 방법			비 고			
	페놀화합물 ppm	4 이하	불검출	14:12~14:34	ES 01503 2c 배출가스 중 페놀류-4-아미노안티피린 (UV/VIS)						
	플루오린화합물 ppm	2 이하	0.11	12:55~13:38	ES 01311 1f 배출가스 중 플루오린화합물 (UV/VIS)						
	황화수소 ppm	4 이하	불검출	14:44~15:10	ES 01310 1c 배출가스 중 황화수소-메틸렌블루법 (UV/VIS)						
	스타이렌 ppm	23 이하	불검출	16:02~16:14	ES 01511 1d 배출가스 중 휘발성유기화합물 (GC)						
분 석 기 간	2025-04-04 ~ 2025-04-14			분석기술인	박해지 박해지		책임기술인	신도재 신도재			
⑦ 종합의견	배출 허용기준에 적합 함.										
위와 같이 측정분석결과를 사실대로 기록합니다.											
2025년 04월 14일											
상 호					주 식 회 사 미래환경연구원						
소재지 및 연락처					경남 진주시 동부로 169번길 1						
					B동 605,606,607호(충무공동)						
					Tel. 055)762-8496 Fax. 762-8498						
대 표 자 성 명					김 광 석 (서명 또는 인)						



대기시료채취기록지

[illegible]

1. 현장기상

1	2	3	4	5	6	7	8	9	0
0	1	2	3	4	5	6	7	8	9

2. 연도기준

[illegible]3. **결론**[illegible][illegible]

주식회사 미래환경연구원

계산기록지

계	산	식	계	산	식
수분량(%)		$X_w = \frac{1.244 \times M_a \times 100}{L \times \frac{273}{273 + T_m} \times \frac{P_a + P_m}{760} + 1.244 M_a}$	수분량(%)		$1.244 \times (0.56) \times 100$
배출가스밀도(kg/m ³)		$\rho = \frac{L \times \frac{273}{273 + T_m} \times \frac{P_a + P_s}{760}}{1.244 \times \frac{273}{273 + (124.0)} \times \left\{ \frac{P_a}{760} + \left\{ \frac{1.10}{760} \right\} + 1.244 (0.56) \right\}}$	배출가스밀도(kg/m ³)		0.744
배출가스유속(m/sec)		$V = \frac{C}{t} \times \frac{2 \times 9.81 \times h}{t}$	배출가스유속(m/sec)		16.10
배출가스량(Sm ³ /분)		$Q = A \times V \times \frac{273}{273 + T_s} \times \frac{P_a + P_s}{760} \times \frac{100 - X_w}{100}$	배출가스량(Sm ³ /분)		15.7
분진제척가스량(Sm ³)		$V_n = V_m \times \frac{273}{273 + T_m} \times \frac{P_a + P_m}{760}$	분진제척가스량(Sm ³)		0.419
응축슬립유량(l/min)		$Q_m = \frac{K}{d} \times d^2 \times V \times \left\{ 1 - \frac{X_w}{100} \right\} \times \frac{273}{273 + T_s} \times \frac{P_a + P_s}{P_a + P_m}$	응축슬립유량(l/min)		20.27
응축계수 I (%)		$I = \frac{102.7}{T_s(461.0) - 0.00346 V C \left(\frac{A}{d} \right)^2} \times \frac{V_m(0.432) \times \left\{ \frac{P_a}{T_m(267)} - \frac{P_m}{T_m(267)} \right\}}{1 \times 16.670 \times 10^2}$	응축계수 I (%)		1
(단위)					
Md	포집수분량(g)	n	평균동압(mmH ₂ O)	Xw	수분량(%)
L	채취량(l)	A	연돌단면적(m ²)	t	배출가스밀도(kg/m ³)
Tm	가스매트 온도(°C)	Vm	시료채취가스량(m ³)	Vic	포집된 총 수분량(g)
Pa	대기압(mmHg)	Stm	평균가스매트 온도(°C)	Ts	273 + Ts
Pm	가스매트(가)지압력(mmHg)	Gr	평균오리피스 입력(mmHg)	Tm	273 + Tm
Ts	배출가스 온도(°C)	d	노즐직경(mm)	Ps	Pa + Ps
Ps	배출가스정압(mmHg)	t	채취시간(분)	An	노즐단면적(cm ²)
h	표준 상태로 환산한 습한 배출가스 밀도(kg/Sm ³)				

대기|시|료|채|취|기|록|지|(중금속)

[illegible]

1. 현장기상

2. 연도기준

[illegible]

3. 실험 조건

[illegible]

A =	0.031 m ²	戶口總面積(平方公尺)	조립시간 =	tt/day
	15.61	Sum/일	Q ₁ =	Sum/일
V =	16.00m/sec	Q = 15.60 Sum/일	Q ₂ =	Sum/day
		원산광기(리) =		

주식회사 미래환경연구원

계산기록지

계산식		계산식	
수분량(%)	$\frac{1.244 \times M_a \times 100}{X_w}$	수분량(%)	$1.244 \times (v_{2c}) \times 100$
$X_w = \frac{L \times \frac{273}{273 + T_m} \times \frac{P_a + P_s}{760} + 1.244 M_a}{1}$		$(5.32) \times \frac{273}{273 + (13)} \times \frac{(v_{2c}) + (1.10)}{760} + 1.244(0.56)$	
배출가스밀도(kg/m ³)	$1 \times \frac{273}{273 + T_s} \times \frac{P_a + P_s}{760}$	배출가스밀도(kg/m ³)	0.743
배출가스속도(m/sec)	$V = C \sqrt{2 \times 9.81 \times h}$	배출가스속도(m/sec)	$1b.00$
배출가스량(Sm ³ /분)	$Q = A \times v \times \frac{273}{273 + T_s} \times \frac{P_a + P_s}{760} \times 60 \times \frac{100}{X_w}$	배출가스량(Sm ³ /분)	15.6
문선제취기스량(Sm)	$V_n = V_m \times \frac{273}{273 + T_m} \times \frac{P_a + P_s}{760}$	문선제취기스량(Sm)	1.005
동속물관유량(l/min)	$Q_m = \frac{\pi}{4} d^2 \times v \times \left\{ 1 - \frac{X_w}{100} \right\} \times \frac{273 + T_m}{273 + T_s} \times \frac{P_a + P_s}{P_a + P_m}$	동속물관유량(l/min)	20.41
$\times 60 \div 10^3$		$\frac{\pi}{4} (7.00)^2 \times (1.00) \times \left\{ 1 - \frac{(10.4)}{100} \right\} \times \frac{273 + (14.1)}{273 + (10.1)} \times \frac{(1.66) + (1.00)}{(1.66) + (1.00)}$	
분속계수(%)	$T_s(402.0) \div (0.00346Vn(110.0) + P_s(765.2) \times (1.51) \times V(0.003) \div An(0.3445))$	분속계수(%)	$1 \div 15.670 \times 10^3$
(도번)		수분량(%)	
Ma 포진수분량(g)	$h \times \text{평균농도}(\text{mmHg})$	X_w	
L 채취량(g)	$A \times \text{연동면적}(m^2)$	r	$\text{배출가스밀도}(kg/m^3)$
Tm 가스매타온도(°C)	$V_m \times \text{시료채취가스량}(m^3)$	V/c	$\text{포진된 총 수분량}(g)$
Pa 대기압(mmHg)	$0.1m \times \text{평균가스매타온도}(°C)$	T_s	$273 + T_s$
Pm 가스매타제(지압력)(mmHg)	$1m \times \text{평균오리피스 압력}(mmHg)$	$1m$	$273 + 1m$
Ts 배출가스온도(°C)	$d \times \text{노출직경}(mm)$	P_s	$P_a + P_s$
Ps 배출가스정압(mmHg)	$1 \times \text{채취시거름}$	An	$\text{노출면면적}(m^2)$
h 표준 상태로 환산한 습한 배출가스 밀도(kg/Sm ³)			

대기시료채취기록지(수은)

연구기관명	지식경제부 산하 한국과학기술연구원	대상의명칭	#A2 계주 배기 중 산소시상 및 질소시상	측정 항목	
소속(연구자)	김성남도 지식경제부 55	실험일자	2003.04.04	수거일	03.10.15.30
대표책임자(연구자)	이석준	작업자	박정우, 이주원	분석자	김성남
시료명	수거일	수거장소	지식경제부 산하 한국과학기술연구원	채취위치	2003.04.04
시료량	4	시료용기	100ml 유리용기	시료용기	100ml 유리용기

1. 원점기상

기	온	습	풍	기	압	향	속
기	9	9	79	기	767	향	속
온				압			

2. 연도기준

연도기준	0.826	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	126.0	연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4
연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	12.0	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	6.45	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5

3. 측정조건

연도기준	0.826	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	126.0	연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4
연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	12.0	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	6.45	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5

연도기준	0.826	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	126.0	연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4
연도기준	767	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	12.0	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5
연도기준	6.45	연도기준	10	연도기준	3	연도기준	4	연도기준	5

주식회사 미래환경연구원

계산기록지(수은)

계	산	식	계	산	식
수분량(%)			수분량(%)		
$Xw = \frac{1.244 \times Ma \times 100}{273 + Tm} \times \frac{Pa + Pm}{760} + 1.244Ma$			$Xw = \frac{1.244 \times (0.56) \times 100}{273 + (10)} \times \frac{(767) + (10)}{760} + 1.244(0.56)$		
배출가스압도(Hg/mm)			배출가스압도(Hg/mm)		
$P = \frac{273}{273 + Ts} \times \frac{Pa + Ps}{760}$			$P = \frac{273}{273 + (100)} \times \frac{(767) + (100)}{760}$		
배출가스속(m/sec)			배출가스속(m/sec)		
$V = \frac{2 \times 9.81 \times h}{t}$			$V = \frac{2 \times 9.81 \times (14.1)}{(0.741)}$		
배출가스량(Sm³/분)			배출가스량(Sm³/분)		
$Q = A \times V \times \frac{273}{273 + Ts} \times \frac{Pa + Ps}{760} \times \frac{100 - Xw}{100}$			$Q = (0.03) \times (0.56) \times \frac{273}{273 + (100)} \times \frac{(767) + (100)}{760} \times \frac{100 - (12.0)}{100}$		
문진채취가스량(Sm³)			문진채취가스량(Sm³)		
$Vn = Vm \times \frac{273}{273 + Tm} \times \frac{Pa + Ph}{760}$			$Vn = (0.418) \times \frac{273}{273 + (25.5)} \times \frac{(767) + (25.5)}{760}$		
등속흡입량(l/min)			등속흡입량(l/min)		
$qm = \frac{P}{4} \times V \times \left\{ 1 - \frac{Xw}{100} \right\} \times \frac{273 + Tm}{273 + Ts} \times \frac{Pa + Ps}{Pa + Pm}$			$qm = \frac{P}{4} \times (0.56) \times \left\{ 1 - \frac{(12.0)}{100} \right\} \times \frac{273 + (25.5)}{273 + (100)} \times \frac{(767) + (25.5)}{(767) + (100)}$		
등속계수 (%)			등속계수 (%)		
$T(S, 40.5) \{ 0.00346Vn(49.1) + \frac{Vn(0.418) \times [Pm(767) + (25.5)]}{Tm(25.5)} \}$			$T(S, 40.5) \{ 0.00346Vn(49.1) + \frac{Vn(0.418) \times [Pm(767) + (25.5)]}{Tm(25.5)} \}$		
(%) =			(%) =		
$P(S, 40.5) \{ (25) \times V(0.00346) \times \frac{Vn(0.418)}{Tm(25.5)} \}$			$P(S, 40.5) \{ (25) \times V(0.00346) \times \frac{Vn(0.418)}{Tm(25.5)} \}$		
(단위)			(단위)		
Ma : 포집수분량(g)			Ma : 포집수분량(g)		
L : 채취량(l)			L : 채취량(l)		
Tm : 가스배출온도(C)			Tm : 가스배출온도(C)		
Pa : 대기압(mmHg)			Pa : 대기압(mmHg)		
Pm : 가스배출기압력(mmHg)			Pm : 가스배출기압력(mmHg)		
Ts : 배출가스온도(C)			Ts : 배출가스온도(C)		
Ps : 배출가스압력(mmHg)			Ps : 배출가스압력(mmHg)		
h : 포집한 채취량(mm)			h : 포집한 채취량(mm)		
t : 채취시간(분)			t : 채취시간(분)		
An : 노출단면적(m²)			An : 노출단면적(m²)		