大気汚染防止法に基づくばい煙計算書(気体燃料)

パーナー最大容量	Lm =	m³u/h	バーナ	通常容量 L	n ==	m³ _N /h
(Ln/Lm=		The second secon				
燃料の組成(容量比				燃料の硫黄分	S =	%(容量比)
$H_2 = \underline{\hspace{1cm}}$	%	C O ==	%	残存酸素濃度	O 2 =	%
$C H_4 = $	%	C 2 H 4 =	%	排出ガス温度	t ===	°C
C2H6 =	%	$C_{3}H_{6}=$	%	煙突の高さ	Ho=	<u> </u>
$C_3H_8 =$	%	C -1 H =	%	煙突の口径	D =	m
$C_4H_{10}=$	%	C O 2=	%	設置場所のK値	直 K=	
N ₂ =	%	O 2=	%	川口市	īのΚ値は2.	34
1. 排出ガス量						
1) 理論空気量						
$A_0 = 2.38(H_2 +$	CO)+9.	52 C H ₁ +14. 29	OC:Hi+	16. 67 C 2 H 6 + 21	.43CaHo	
+23.81 C ₃	$H_* + 28.5$	57 C J H s + 30. 98	5C4H10-	-4.760₂		
$=2.38({100}$	+ -10) +9,52	+1-	$4.29 \frac{.}{100} + 1$	6. 67	- +21. 43 - 100
2) 理論湿りガス長	a					
$Gow = 2.88(H_2)$	+CO)+	10.52CH ₄ +18	5. 29 C ₂ H	a+18.17C2H6-	+22.93 C ₃ F	-{ c
+25. 81 C	$_{3}$ H $_{8}$ + 30.	57 C 4 H e + 33.	45 C 4 H 1 o	+ C O 2 + N 2 - 3	5.76O ₂	
$=2.88(\frac{1}{1})$	00 1)+10, 52 -	100 +1	5. 29 	1. 17 100	+22. 93
+25. 81	 ÷30.	57 100 +33.	45 100	100 1	-3. 76	100
<u> </u>	m³×/	/m³ _N				
3) 理論乾きガスし	Ĩ	•				
$God=1.88H_2$	+2.88C	O + 8. 52 C H 4 +	-13. 29 C ₂	H 2 + 15. 17 C 2 H	6+19.93C	aH e
+21.810	C.H.+26	5.57C ₄ H ₈ +28.	. 45 C ↓H ;	o+CO2+N2-	3.76O ₂	
$=1.88 - \frac{1}{1}$		38 100 +8. 53	2 100	+13. 29 100 +	·15. 17 ———————————————————————————————————	+19. 93
+21.81	100 +2	26. 57 100 +:	28. 45 — <u>10</u>	0 100	-3. 100	76 ——
an, and	m	n/m³s				
4) 空気過剰係数(燃料にCo	O, Ozを含まか	いものに	限る)		
$m = \frac{21}{}$		2 1 1 -	_			·
21-0	O ₂ 2	*** *** *** *** *** *** *** *** *** *** *** *** ** ** ** ***		- State of the Sta		
5) 単位当たりの		_				
Gw = Gow +	(m-1)	× A ₀ =	_+(40.00 Challe House Maries	
		=	m³ ×/n	ก็พ		

6)単位当たりの乾きガス量	
$G d = G od + (m-1) \times Ao = \underline{\qquad} + (\underline{\qquad} -1) \times \underline{\qquad} = \underline{\qquad} m^3$	n/m³
湿り排ガス量(最大)	
Q ow= Lm×Gw=×=m³s/h 湿り排ガス量(通常)	
$Q^*ow = Qow \times (Ln/Ln) = \underline{\qquad} \times \underline{\qquad} = \underline{\qquad} m^*s/h$	
乾き排ガス量(最大)	
Q od = L m× G d =× = m ¹ n/h 乾き排ガス量(通常)	
$Q'od = Qod \times (Ln/Lm) = \underline{\qquad} \times \underline{\qquad} = \underline{\qquad} m^{3} \kappa/h$	
. 排出速度	
断面積	
$A = D^2 \times \pi / 4 = 0.785 \times D^2 = 0.785 \times ()^2 =m^2$	
(角煙突の場合 A=×=_m²)	
排出速度(最大)	
$V = \frac{Qow}{\sqrt{273 + t}} \times \frac{1}{\sqrt{1 - \frac{1}{\sqrt{1 + + \frac{1}{\sqrt{1 + + \sqrt{1 + + 1}{1 + + + \sqrt{1 + + + \sqrt{1 + + + \sqrt{1 + + + \sqrt{1 + + + \sqrt{1 + + + \sqrt{1 + + + + + + + + + + + + + + + + + + +$	era.
$V = \frac{Q_{OW}}{A} \times \frac{273 + t}{273} \times \frac{1}{3600} = \frac{273 + 273}{273} \times \frac{1}{3600} = \frac{1}{3600}$	m/杉
排出速度(通常)	
V'=V×(Ln/Lm)=	
. 煙突補正高さの計算(笠付きの場合, Ho=He=m)	
1)速度による上昇高さ(最大)	
$\frac{1.36\sqrt{Q_{\text{ow}}\times V}}{1.36\sqrt{Q_{\text{ow}}\times V}} = 1.36\sqrt{Q_{\text{ow}}\times V}$	٠
$H_{m} = \frac{1.36\sqrt{Q_{ow} \times V}}{100 + \frac{258}{V}} = \frac{1.36\sqrt{Q_{ow} \times V}}{100 + \frac{258}{V}} = \underline{m}$	
700 T	
2) 係数 J (最大)	
$J = \frac{58.4}{\sqrt{Q_{\text{ow}} \times V}} \times (1460 - 296 \times \frac{V}{t - 15}) + 1$	
58.4	
$= \frac{58.4}{\frac{\phantom{000000000000000000000000000000000$	
3)浮力による上昇高さ(最大)	
Ht =5.89×10 ⁻⁷ ×Qow×(t-15)×(2.30log J + $\frac{1}{J}$ -1)	
=5. $89 \times 10^{-7} \times $ $\times ($ 15) $\times (2.301 \text{og}$ + $\frac{1}{}$	1)
m	
補正煙突高さ(最大)	
$He = Ho + 0.65 \times (Hm + Ht)$	
=+0.65×(+)=m	

硫黄酸化物排出量(最大)		1			
$q m = L_m \times s \times 0.01$ $= \underline{\qquad \times}$	_×0.01=	_m³~/h			
硫黄酸化物排出量(通常)					
$q n = q m \times (L_n / L_m) =$	m³s/h				, •
硫黄酸化物濃度(最大)					
$q ppm = \frac{q m \times 10^{\circ}}{Qod} = {}$	=== ×10° =	ppm			
硫黄酸化物濃度(通常)					
q 'ppm = q ppm=	ppm				
硫黄酸化物許容排出量					
$q L = K \times 10^{-3} \times He^2 = \underline{\hspace{1cm}}$	×10 ⁻³ ×(_) ² =	Complete 15 To Cale 4	m³	•
従って、硫黄酸化物排出盤(愚	大) q m < 硫黄酸化	物許容排出显	q Lとなっ	て、基準に適	≨合している。

4. 硫黄酸化物の排出量とK値の適合状況