

該当しないものは線で消してください。

ばい煙・~~粉じん発生施設設置~~（使用、変更）届出書

令和〇年〇〇月〇〇日

千歳市長 様

押印は不要です。

該当しないものは線で消してください。

届出者 〒066-〇〇〇〇
住 所 千歳市〇〇町〇丁目〇-〇〇
氏 名 〇〇株式会社
代表取締役 〇〇 〇〇
電話番号 0123-〇〇〇〇-〇〇〇〇

千歳市公害防止条例~~第22条（第23条、第24条）~~の定めにより、ばい煙、粉じん発生施設について、次のとおり届け出ます。

工場又は事業場の名称	〇〇株式会社 〇〇温泉	※受 理 年 月 日	年 月 日
工場又は事業場の所在地	千歳市〇〇町〇丁目 〇-〇〇	※整 理 番 号	号
資本金額又は出資金額	2,000千円	※工場・事業場番号	号
就 業 者 数	25人	※審 査 結 果	
業 種	浴場業	ばい煙、 粉じん発生施設 の 種 類	2 風呂ガマ
敷地面積（建築面積）	7,500㎡（2,500㎡）		
用 途 地 域	準工業地域	ばい煙発生施設の構造 及 び 使 用 の 方 法	別紙1のとおり
主 要 製 品 名		ばい煙の処理方法	別紙2のとおり
操 業 期 間	通年		
作 業 時 間	10：00～21：00	粉じん発生施設の構造使用 及び管理の方法並びに 粉じんの処理の方法	
公害防止担当部課 責任者氏名	〇〇部〇〇課 課長 〇〇 〇〇	電話番号	0123-〇〇-〇〇〇〇

- 備考 1 ばい煙、粉じん発生施設の種類の欄には、千歳市公害防止条例施行規則別表第1及び別表第2に掲げる項番号及び施設名を記入してください。
- 2 この届出書は、指定施設の種類ごとに作成します。
- 3 変更届の場合には、変更のあった部分について、変更前の内容を上段にカツコ書きで対照させて記入してください。
- 4 ※印の欄は記入しないでください。

別紙1 ばい煙発生施設の構造及び使用方法

工場又は事業場における施設番号		1			
名称及び型式		ガス風呂釜 ABC-123-D			
設置年月日		令和〇年〇〇月〇〇日		年 月 日	
着手予定年月日		年 月 日		年 月 日	
使用開始予定年月日		令和〇年◆◆月◆◆日		年 月 日	
規模	燃料の燃焼能力 (重油換算L/h)	60.0 m³N/h (37.5 L/h)			
	火格子面積 (m²)				
	焼却能力 (kg / h)				
使用状況	1日の使用時間及び使用回数	10 : 00 ~ 21 : 00 30日 / 月 11時間 / 回 1回 / 日		: ~ : 日 / 月 時間 / 回 回 / 日	
原材料	種類				
	使用割合				
	1日の使用量 (t / 日)				
燃料	種類	13A			
	燃料中の成分割合 (%)	灰分 0%	いおう分 0%	灰分	いおう分
	発熱量 (MJ / m³)	高位発熱量 : 45.0 MJ / m³ 低位発熱量 : 40.6 MJ / m³			
	通常の使用量 (L / h又はkg / h)	35.0 m³N/h (最大60.0 m³N/h)		最大 ()	
	混焼割合	100%			
排出ガス量 (Nm³ / h)		最大1366 通常820		最大 通常	
排出ガス温度 (℃)		100			
ばいの濃煙度	ばいじん (g / Nm³)	最大 0.01 通常 0.01		最大 通常	
	いおう酸化物 (容量比 ppm)	最大 0 通常 0		最大 通常	
ばい煙量		いおう酸化物 (Nm³ / h)		最大 0 通常 0 最大 通常	
参考事項		重油の比重、空気比		比重 空気比	

備考 1 設置届の場合には、着手予定年月日及び使用開始予定年月日の欄に、使用届の場合には、設置年月日の欄に、変更届の場合には、設置年月日、着手予定年月日及び使用開始年月日の欄に、それぞれ記入してください。

- 2 「燃料の燃焼能力」には、2項施設の場合記入することとし、「火格子面積、焼却能力」には、1項施設の場合記入することとします。
- 3 原材料欄は、ばい煙の発生に影響のあるものについて記入してください。「種類」には、ばい煙発生施設において使用する原材料の種類及びごみ焼却では、雑芥、厨芥、混合芥等の種類を記入してください。
- 4 燃料の欄の「種類」には、石炭、重油、ガス等の種類を「燃料中の成分割合」には、灰分、いおう分の割合を重量比%、又は容量比%の別を明記し、「混焼割合」には、重量比%、容積比%の別を明記してください。また「発熱量」には、高位発熱量、低位発熱量の別を明記してください。
- 5 排水ガス量は、実測値、計画値、燃料使用量からの算出のうち、いずれの方法による値でもよいこととします。
- 6 排出ガス温度は、原則として排出口におけるものとします。
- 7 ばい煙の濃度は、乾きガス中の濃度とし、ばい煙処理施設がある場合は、処理後の濃度とします。

いおう酸化物 (ppm) は、次の式による値とします。

$$\frac{\text{いおう酸化物 (Nm}^3/\text{h}) \times 1,000,000}{\text{排出ガス量 (Nm}^3/\text{h})} = \text{いおう酸化物 (ppm)}$$

- 8 排出ガス量の算式は、次の式による値とします。

$$W [Go + (m - 1) Ao] = \text{排出ガス量 (Nm}^3/\text{h)}$$

W : 重油消費量 (kg/h) = 最大1時間消費量 (L/h) × 比重

Go : 理論燃焼ガス量 (Nm³/kg)

$$Go = \frac{1.11HL}{1,000} \quad HL (\text{低発熱量}) \div \text{高発熱量} - 648$$

m = 空気比

Ao : 理論空気量

$$Ao = \frac{0.85HL}{1,000} + 2.0$$

- 9 いおう酸化物 (Nm³/h) の排出量は、次の式による値とします。

$$0.7 \times \frac{S}{100} \times W = \text{いおう酸化物 (Nm}^3/\text{h}) \cdots \cdots \cdots (q')$$

[S : いおう分 (重量%)]

別紙2 ばい煙の処理方法

ばい煙に係る処理施設の工場 又は事業場における施設番号				煙突					
処理に係るばい煙発生施設の工場 又は事業場における施設番号				1					
ばい煙処理施設の種類、名称及び型式				煙突					
設 置 年 月 日				年 月 日		年 月 日			
着 手 予 定 年 月 日				令和○年○月○○日		年 月 日			
使 用 開 始 予 定 年 月 日				令和○年◆月◆◆日		年 月 日			
処 理 能 力	排 出 ガ ス 量 (Nm ³ /h)	最 大							
		通 常							
		排 出 ガ ス 温 度 (℃)	処 理 前						
			処 理 後						
	ばい煙の濃度	ばいじん (g/Nm ³)	処 理 前						
			処 理 後						
		いおう酸化物 (容量比ppm)	処 理 前						
			処 理 後						
	ばい煙量	いおう酸化物 (Nm ³ /h)	最 大	処 理 前					
				処 理 後					
			通 常	処 理 前					
				処 理 後					
	補効	ばいじん (%)							
	集率	いおう酸化物 (%)							
排 出 口	実 高 さ Ho (m)			21.0m					
	頂 部 口 径 (m)			○cm×○cm					
補正された排出口の高さ He (m)				21.2m					
排 出 速 度 V (m/s)				0.2m/s					
添付書類		1 工場又は事業場附近の見取図 2 ばい煙発生施設及びばい煙処理施設の設置場所を示す図面 3 ばい煙発生施設及びばい煙処理施設の構造の概略図							

備考 1 補集効率の欄は、次の式により、ばいじんについては重量（％）、いおう酸化物については、容量（％）で記入してください。

$$\text{補集効率（％）} = \frac{(\text{入口ばいじん量} - \text{出口ばいじん量})}{\text{入口ばいじん量}} \times 100$$

2 頂部口径の欄は、丸型（φ）、角型（□）を明示して記入してください。

3 補正された排出口の高さ（He）は、施行規則別表第7に定める算式により算定したものを記入してください。なお、算定手順は次のとおりです。

$$\left[\begin{array}{l} \text{He} = \text{Ho} + 0.65 (\text{Hm} + \text{Ht}) \\ \left. \begin{array}{l} \text{Hm} = \frac{0.795 \sqrt{\text{Q} \cdot \text{V}}}{1 + \frac{2.58}{\text{V}}} \quad \text{Ht} = 2.01 \times 10^{-3} \cdot \text{Q} \cdot (\text{T} - 228) \\ \quad \times \left(2.30 \log \text{J} + \frac{1}{\text{J}} - 1 \right) \\ \text{J} = \frac{1}{\sqrt{\text{Q} \cdot \text{V}}} \left(1460 - 296 \times \frac{\text{V}}{\text{T} - 288} \right) + 1 \end{array} \right\} \\ \left. \begin{array}{l} \text{Q} = \text{W} [\text{Go} + (\text{m} - 1) \text{Ao}] \times \frac{273 + 15}{273} \times \frac{1}{60 \times 60} \\ \text{V} = \frac{\text{流量 (m}^3/\text{sec)}}{\text{断面積 (m}^2\text{)}} \\ \left[\begin{array}{l} \text{流量} = \text{Q} \times \frac{273 + (\text{排出ガス温度})}{273 + 15} \\ \text{断面積} = \frac{\pi}{4} \times (\text{頂部口径})^2 \end{array} \right] \\ \text{T} = 273 + (\text{排出ガス温度}) \end{array} \right\} \end{array} \right]$$