

# 炭坑排水より沈澱する Fe の量と排水中に とけている CO<sub>2</sub> の量

矢田部 俊一, 高見 進

## 1. 概要

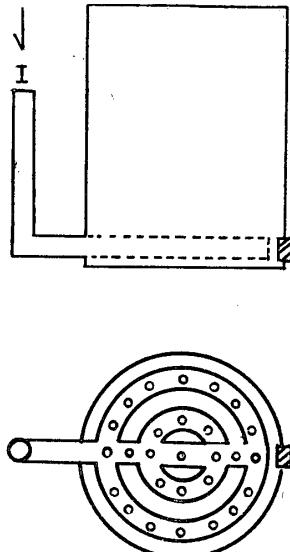
炭坑排水中にとけている Fe が排水管に沈澱して、排水能力を低下させるが、この炭坑排水より沈澱する Fe の量と、この排水にとけている CO<sub>2</sub> との間に、ある関係があると思われる所以、この関係を知るために、簡単な実験を試みた。すなわち一定の処置を、炭坑現場にて排水にほどこし、この排水より沈澱した Fe の量と、その排水中にとけている CO<sub>2</sub> を測定し、結果を、統計的方法を用いて考察した。

## 2. 実験方法

炭坑排水中にとけている Fe は、重炭酸塩の形をなしていると思われる。このとけている Fe は、排水中にとけている CO<sub>2</sub> が大気中に放出するに従い、沈澱すると思われる。この現象を人工的におこさせる。すなわち炭坑排水に、空気を吹き込み、排水をかきまぜ、排水中にとけている CO<sub>2</sub> を大気中に放出させると、Fe が沈澱してくる。著者は松浜炭鉱 KK\* の坑内に、図 1 に示すような容器（底面の直径約 57cm、高さ 91cm のドームカン）をおき、同炭坑大派炭層よりの排水を、容器に例えれば、底面よりの高さが 12cm になる迄入れ、同時に図 1 に示す I より平均速度 34m/sec の空気を吹き込み、十分かきまぜながら、排水を入れてより 30 分、60 分、90 分、120 分、150 分ごとに、沈澱してきた Fe が一様に懸濁している排水をフコスコに取り密封して、実験室に持ち帰り、各条件にて、沈澱した Fe と、その条件にてとけている CO<sub>2</sub> を測定した。このような処置を、水面の高さが、25cm, 50cm, 80cm の場合においておこない、各場合において、同様に沈澱した Fe と、とけている CO<sub>2</sub> を測定した。以上の測定において、処置後排水をフコスコに密封したので、その排水にとけている CO<sub>2</sub> は逃げることはなく、又とけている CO<sub>2</sub> が逃げなければ、Fe は更に沈澱しないと仮定する。そして高さを 1 次因子、時間を 2 次因子として、2 次元配置分割法の実験を行なった。

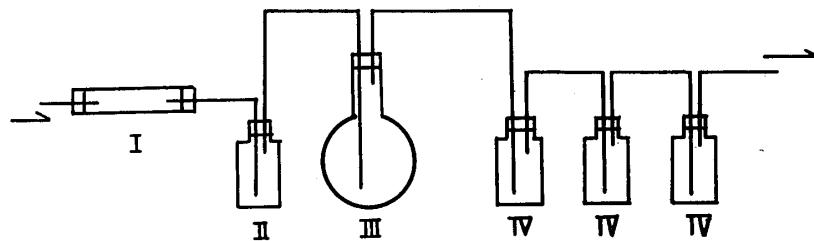
### 2・1 Fe の定量

現場より持ちかえった試料を、濾過して沈澱物である Fe の固相に HCl (1 : 5) を加え、加熱し溶解させ、S<sub>n</sub>Cl<sub>2</sub> をやや過剰に加え、Fe<sup>+3</sup> を Fe<sup>+2</sup> にかえ、過剰の S<sub>4</sub><sup>+2</sup> を HgCl<sub>2</sub> で S<sub>4</sub><sup>+4</sup> とし冷却後、ヨインハルト溶液を加えて、0.1NKMnO<sub>4</sub> で滴定し Fe を定量した。



第 1 図 排水処置装置

\* 山口県宇部市大字小串1959の1

2.2 CO<sub>2</sub> の 定 量

第2図 CO<sub>2</sub>測定装置  
I ソーダーライム II 50% NaOH水溶液 III 試料 IV 0.1NBa(OH)<sub>2</sub>

図2に示すように、右側よりアスピレーターで引くと、左側より入った空気は、I(ソーダーライム) II(50% NaOH水溶液)を通り、CO<sub>2</sub>が除かれ、III(試料)に入る。IIIに入ったCO<sub>2</sub>を含まない空気は、排水をかきませながら、排水中にとけているCO<sub>2</sub>と共にIV(0.1NBa(OH)<sub>2</sub>, 100cc, 3個)を通り外部に逃げる。空気の通過を出来るだけゆるやかに6~7時間行なうと、殆んどの排水中のCO<sub>2</sub>はIVのBa(OH)<sub>2</sub>と反応してBaCO<sub>3</sub>として、沈澱するから、Ba(OH)<sub>2</sub>の濃度を、0.1NHClで、メチルオレンジを指示標として滴定すると、Ba(OH)<sub>2</sub>の濃度変化より、排水中に含まれているCO<sub>2</sub>が測定出来る。この操作により排水中の殆どCO<sub>2</sub>が測定出来るが、更に少量排水中にCO<sub>2</sub>がなおとけているので、この操作後試料を、70°Cに保ちながら同様の装置で空気を1時間通過して残りのCO<sub>2</sub>を測定した。

## 3. 実験結果

表1に実験値を示す。単位は 10<sup>-2</sup>g/ℓ

時間(hr)	表 1 水 面 の 高 さ cm							
	80		50		25		12	
	F <sub>e</sub>	CO <sub>2</sub>	F <sub>e</sub>	CO <sub>2</sub>	F <sub>e</sub>	CO <sub>2</sub>	F <sub>e</sub>	CO <sub>2</sub>
0		5.09						
0.5	1.83	3.75	2.05	3.05	3.42	2.40	3.80	2.50
1.0	2.76	3.39	3.38	2.83	3.79	2.09	3.99	1.97
1.5	3.12	3.03	3.73	2.75	4.00	1.90	4.13	1.70
2.0	3.33	2.93	3.92	2.64	4.05	1.82	4.21	1.50
2.5	3.70	2.61	4.24	2.40	4.22	1.61	4.31	1.36
∞	4.86		4.87					

## 4. 考 察

実際問題として、F<sub>e</sub>の沈澱速度、CO<sub>2</sub>の放出速度すなわち減少速度が重要であるので、この点を考察する。

CO<sub>2</sub> x の放出速度、すなわち排水中のCO<sub>2</sub>の減少速度  $-\frac{dx}{dt}$  は、その時存をしたCO<sub>2</sub> x に比例するとすれば、

$$-\frac{dx}{dt} = R_1 x$$

t=0の時、x=x<sub>0</sub>なる初期条件のもとで上をとけば、

$$\log \frac{x}{x_0} = -R_1 t \quad (1)$$

実験値より、 $\log x/x_0$  を  $t$  の関数として展開し、 $t$  の何次の項まで有意であるか、否かを検定する。すなわち  $\log x/x_0$  が  $t$  の関数として、1次の項のみ有意で、(1)が成立するか、2次の項まで有意であるかを検定する。高さを1次因子  $H$ 、時間を2次因子  $t$  として、2元配置分割法して解析するが、 $t$  の1次傾向が  $H$  の水準で異なることが予想されるので、 $t$  (一次)  $\times H$  を誤差から分離することにする。

また、 $F_e$  の沈澱速度  $\frac{dy}{dt}$  は  $(y_\infty - y)$  に比例するとする。ここに  $y_\infty$  は  $t = \infty$  のときの  $y$  の値である。

$$\begin{aligned} \text{t=0 のとき } y &= y_0, \quad \log\left(1 - \frac{y_0}{y_\infty}\right) = A \text{ として上式をとけば} \\ \log\left(1 - \frac{y}{y_\infty}\right) &= A - R_2 t \end{aligned} \quad (2)$$

$\text{CO}_2$  の場合と同様に、 $\log(y/y_\infty)$  を  $t$  の関数として展開し、(2)が成立するか否かを検定する。実験値より直交分解を行なって次の分散分析表を得た。

分 散 分 析 表

1.  $\text{CO}_2$

要 因	平 方 和	自 由 度	不 偏 分 散	$F_o$
$H$ (高 さ)	0.2069	3	0.6896	91.0 **
$t$ (時間) $\begin{cases} \ell (1\text{次}) \\ q (2\text{次}) \\ res (\text{残差}) \end{cases}$	0.06964 0.00052 0.00143	1 1 2	0.06964 0.00052 0.00071	91.8 ** 0.68 0.95
$t$ (1次) $\times H$	0.00871	1	0.00871	10.4 **
$E$ (誤 差) ( $H \times t$ )	0.009096	12	0.000758	

2.  $F_e$

要 因	平 方 和	自 由 度	不 偏 分 散	$F_o$
$H$ (高 さ)	0.4017	3	0.1339	38.3 **
$t$ (時間) $\begin{cases} \ell (1\text{次}) \\ q (2\text{次}) \\ es (\text{残差}) \end{cases}$	0.3922 0.0050 0.0072	1 1 2	0.3922 0.0050 0.0036	112 ** 1.43 1.04
$t$ (1次) $\times H$	0.0378	1	0.0378	10.8 **
$E$ (誤 差) ( $H \times t$ )	0.0420	12	0.0035	

上の表より、水面の高さには、1次単位誤差が交絡しているが、一応2次単位誤差にたいして検定され、有意である。 $t$  の効果は、1次のみ有意であるから、 $\text{CO}_2$  は(1)に従い減少し、 $F_e$  は(2)に従って沈澱すると考えてよい。そして  $R_1$  が大きいほど、 $\text{CO}_2$  は早く減少し、 $R_2$  が大きい程  $F_e$  が早く沈澱するが、 $t$  一次  $\times H$  (これには1次単位誤差が交絡していない) が有意であるから  $R_1$ 、 $R_2$  の値は、水面の高さにより異なる。実験値より、 $R_1$ 、 $R_2$  の値を求め次表を得る。

水面の高さ(cm)	80	50	25	12
$R_1$	0.075	0.048	0.081	0.130
$R_2$	0.193	0.299	0.162	0.138

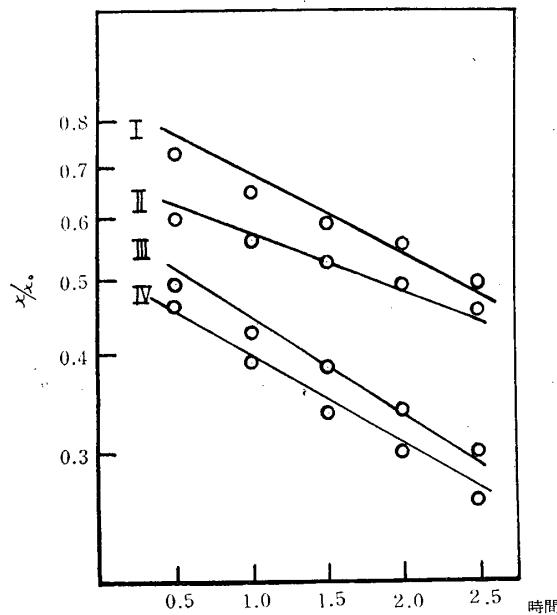
水面の高さが、50cmのとき、 $\text{CO}_2$  の減少速度が一番おそく、 $F_e$  の沈澱速度が一番早い。

(1), (2)より,  $y$  と  $x$ との関係として, 式(3)を得る。

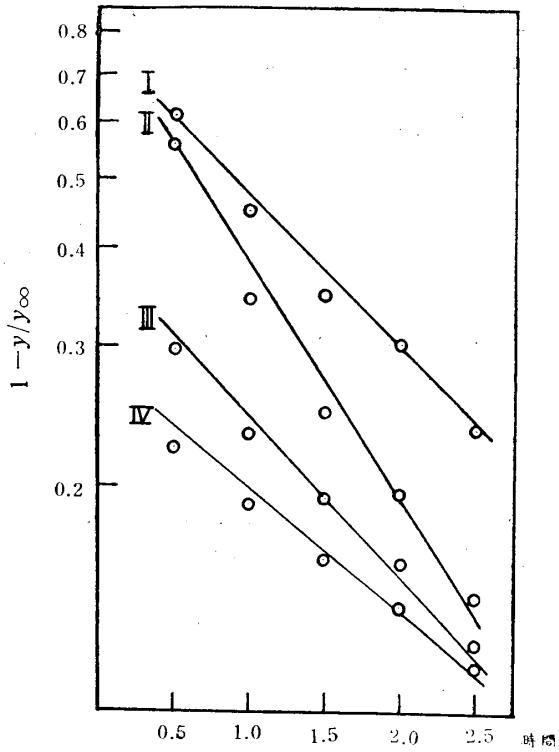
$$y = A - Bx^R \quad 10^{-2} g/l \quad (3)$$

$R = R_2/R_1$

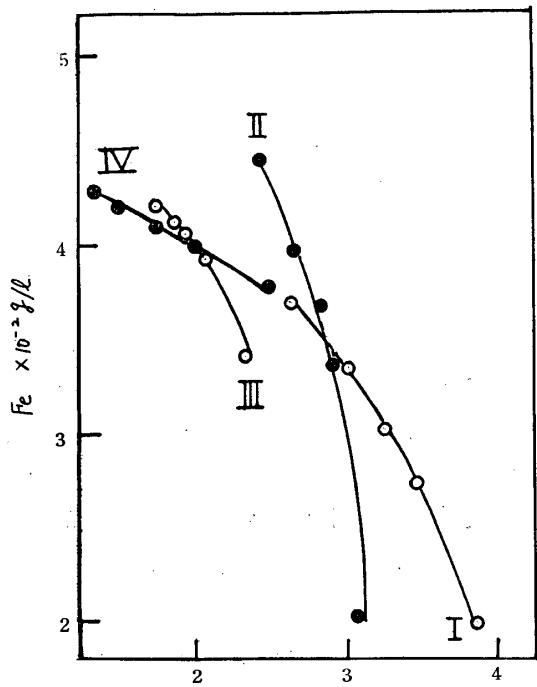
ここに



第3図 各水面の高さごとの,  $\text{CO}_2$ と時間との関係  
I 水面の高さ80cm II 50cm  
III 25cm IV 12cm



第4図 各水面の高さごとの,  $F_e$ と時間との関係  
I, II, III, IV 図3と同様



第5図 各水面の高さごとの,  $F_e$ と $\text{CO}_2$ との関係  
I, II, III, IV 図3と同様

式(1), (2)を考慮して, 実験値を図(3), (4), (5)にプロットした。

図中の記号 I, II, III, IV はそれぞれ, 水面の高さ80cm, 50cm, 25cm, 12cmを示す。

上の表より, 水面の高さ80cm, 50cm, 25cm, 12cmにたいする  $R$  の値として, それぞれ 2.58, 6.22, 1.99, 1.07を得るから,  $y$  は水面の高さ50cmの時,  $x$  の値に一番影響され, 12cm 影響の時一番されない。

## 5. 総括

炭坑排水をドラムカンに一定の高さ迄入れ, 空気を送りながら一定時間毎に排水中の  $\text{CO}_2$  とそれより沈澱する  $F_e$  を測定し, 結果へ分散分析法を通用し,  $\text{CO}_2$  は  $\log x/x_0 = -R_1 t$  に従い減少し,  $F_e$  は  $\log(1-y/y_\infty) = A - R_2 t$  に従い, 増加することが分った。又  $\text{CO}_2$  と  $F_e$  との間には,  $y = A - Bx$ ,  $R = R_2/R_1$  なる関係が成立

つことが分った。そして  $R_1/R_2$  は水面の高さにより異り、50cm の処で  $R_1$  の極小、 $R_2$  の極大があるから、 $y$  は水面の高さ50cmの処で、 $x$  の量に一番影響される。

これらより、炭坑排水中の  $F_e$  が排水管に沈澱し、排水能力を低下させるため、炭坑排水を一定場所に貯え、空気を送り、 $F_e$  をそこに前もって沈澱させるとき、その水面の高さにより、沈澱速度が異り、その適当な高さを知る必要がある。

本研究に御協力下さいました、松浜炭鉱**KK**殿にあつく御礼申しあげます。