

静岡県 正員 ○近藤一夫  
 東北大学工学部 正員 松本順一郎  
 東北大学工学部 正員 野池達也

1.はじめに 鉄バクテリアは pH 1.0~4.0 という強酸性条件下で 第1鉄を第2鉄に酸化するときに生じるエネルギーをつけて 壓気中の  $\text{CO}_2$  を固定し これをエネルギー源として生きており、また 有機物も利用できる 通性独立栄養細菌である。強酸性含鉄排水を中和処理する場合には 鉄の形態が第2鉄であれば 安価で中和生成物の安定容積が小さくすむ  $\text{CaCO}_3$  を使って 鉄は  $\text{Fe(OH)}_3$  の形で、 $\text{SO}_4^{2-}$  は  $\text{CaSO}_4 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$  形で容易に沈殿分離でき、pH を上げることができるので この鉄バクテリアを排水処理に利用すれば 非常に有利となる。この際、鉄バクテリアは 従属栄養細菌に比べ 菌体収量が低いので 菌数を増加させるために 有機物を加えることも 考えられる。有機物としては グルコースが最適であると言われている。本研究は 回分実験で、また第1鉄の連続酸化を回転円板法で 調査したものである。

2.実験方法 鉄バクテリアは 赤川より採取し、これを 9K 培地で 通気培養したものを種菌にした。回分実験は 表1に示す組成の培養液を用い、30°C, pH 2.0 で振とう培養を行ない、連続実験は 表2に示す組成の基質を用い、温度 20°C から 30°C, pH 2.3 で行なった。連続実験装置の回転円板は 半径 10cm, 1槽につき 6枚、有効面積 0.366  $\text{m}^2$  であり、酸化反応槽の実容積は 2400 ml である。菌数は Thomas の 血球計算盤を用いた 600 倍位相差顕微鏡で計数し、鉄は JIS 0102 の  $\text{KMnO}_4$  法で、pH は pH メーターで、経時に測定した。

### 3.実験結果および考察

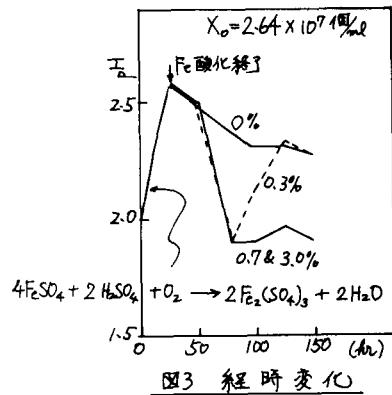
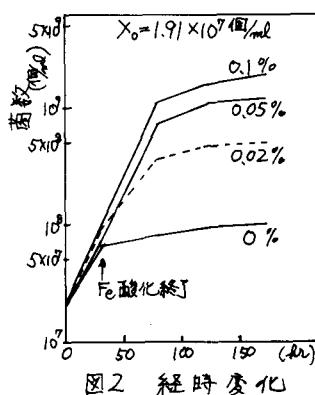
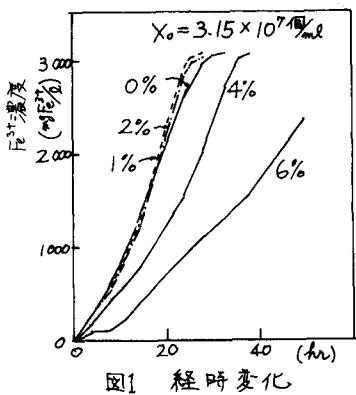
【回分実験】 図1, 2, 3 に 各種のグルコース濃度をパラメータにして 生成した 鐵濃度、菌数、pH の変化を 経過時間に対して示す。グルコースは 濃度 4% (%) 以上で 鉄バクテリアの鉄酸化を阻害したが 3% 以下では 阻害せず、むしろ わずかながら、鉄酸化を促進した。しかし、菌数の増加効果はあまり大きくなかった。図2より 鉄バクテリアは 第1鉄を消費され 酸化可能な鉄源がないとき、グルコースを利用して増殖することがわかる。グルコース濃度 0.05% 以上

表1 回分実験用培養液

成分	量
$\text{FeSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$	7.50 g (Fe 3000 mg)
D-グルコース	適量
$(\text{NH}_4)_2\text{SO}_4$	1.50 g
$\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$	0.25 g
$\text{K}_2\text{HPO}_4$	0.25 g
$\text{KCl}$	0.05 g
$\text{Ca}(\text{NO}_3)_2$	0.005 g
$10\text{N H}_2\text{SO}_4$	pH 2.0 になるまで滴下
菌懸濁液	蒸留水を加えて全量 500 ml

表2 基質組成 (1l 中)

成分	量
$\text{FeSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$	2.5 g (Fe 500 mg)
$(\text{NH}_4)_2\text{SO}_4$	150 mg
$\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$	25 mg
$\text{K}_2\text{HPO}_4$	25 mg
$\text{KCl}$	5 mg
$\text{Ca}(\text{NO}_3)_2$	0.5 mg
$10\text{N H}_2\text{SO}_4$	1.0 ml
水道水	稀釈



では、菌数が10~30倍になった。このときpHはグルコース濃度0.2%以下では0%と同程度までしか低下しなかったが、0.3%以上では菌の対数増殖期終期にはpH1.9まで低下した。このpH低下は $\text{Fe}_2(\text{SO}_4)_3$ の加水分解:  $\text{Fe}_2(\text{SO}_4)_3 + 6\text{H}_2\text{O} \rightarrow 2\text{Fe}(\text{OH})_3 + 3\text{H}_2\text{SO}_4$ では説明がつかないもので、有機物を利用したために生じた特有な現象であると考えられる。

**【連続実験】**鉄バクテリアを用いた第1鉄の連続酸化処理では短い滞留時間でも安定した酸化率が得られる。円板付着菌数は槽内浮遊菌数の100倍以上であり、付着菌の働きによって第1鉄の酸化が行なわれたと考えられる。

図4に付着菌数と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量の関係を示す。本実験は流入 $\text{Fe}^{2+}$ 濃度は一定で行なっており  $\text{Fe}^{2+}$ 負荷(流量/日) =  $\frac{1}{2} \times \text{水量負荷} (\text{kg}/\text{日})$  の関係がある。図4によれば $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量と付着菌数には正の相関が見られる。実際には水量負荷の増大につれ付着菌数ははく離して少なくなるので、これより両者の相関は大きいと考えられる。

図5に酸化率と滞留時間の関係、図6に酸化量と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量の関係を示す。酸化率は滞留時間が長くなるにつれ対数的に増加していく。鉄バクテリアの $\text{Fe}^{2+}$ 酸化反応が一次反応( $\text{dil} = -kS$ )と仮定して20°Cのプロットを式化したところ、酸化率は

$$\{1 - e^{-0.0204t + 0.244}\} \times 100\% \quad t: \text{滞留時間(分)}$$

で示された。図5,6より滞留時間が60分以上では第1鉄酸化効率に及ぼす温度(20~30°C)の影響は小さいことが知られる。回転円板による有機性廃水処理では13~29°Cの範囲ならば処理効率に及ぼす温度の影響が小さいと言われており<sup>1)</sup>、第1鉄酸化でも同様になるか、今後低温での連続実験が望まれる。

図7に付着菌あたりの酸化量と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量の関係を示す。付着菌あたりの酸化量は $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量の全範囲にわたってほぼ一定である。これより、水量負荷470 kg/日でも鉄バクテリアの活性が低下しないことがわかった、「回転円板は負荷に強い」という定説が実証された。

#### 4.まとめ

①グルコースは4%以上で鉄バクテリアの第1鉄酸化を阻害した。また鉄バクテリアは酸化可能な鉄源がないとき、グルコースを利用して増殖し菌数は10~30倍になった。

②鉄バクテリアを用いた回転円板処理では短い滞留時間でも、安定した酸化率が得られ、酸化率は滞留時間が長くなるにつれ、対数的に増加する。また、滞留時間60分以上では第1鉄酸化効率に及ぼす温度(20~30°C)の影響は小さかった。

おわりに 本研究は東北大学大学院の中村寛治君との共同研究である。

今後は低温での連続実験を行ない、温度の影響を検討する予定である。

参考文献 1)日本水道コンサルタント技術資料「回転円板法設計の手引」

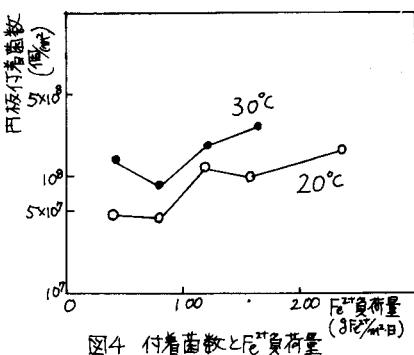


図4 付着菌数と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量

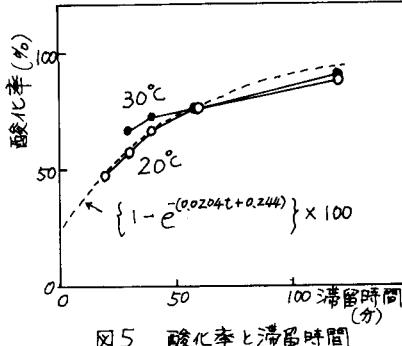


図5 酸化率と滞留時間

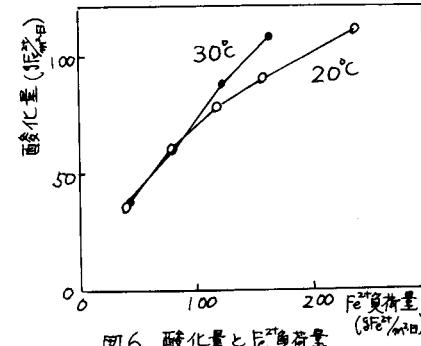


図6 酸化量と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量

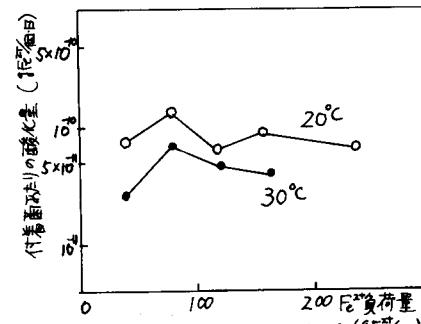


図7 付着菌あたりの酸化量と $\text{Fe}^{2+}$ 負荷量