

## (2) 収支抵抗を考慮した粉鉄鉱石の高圧還元速度の解析

北開試 西川泰則 鈴木良和 植田芳信 佐山惣吾  
北大工 近藤真一 桜井雅昭

未反応核モデルによる解析結果 見掛けの限界ガス流量に近い  $H_2$  ガス ( $30 \sim 35 \text{ ml/min}$ ) を流し粉鉄鉱石 ( $60 \sim 100 \text{ mesh}$ ) を還元した場合、未反応核モデルによる解析ではほぼ界面化学反応律速となる<sup>1)</sup>。 $1 - (1 - f)^{\frac{1}{2}}$  =  $f_{\text{t}}$  の簡略化した式を用い  $H_2$  圧力を  $6 \sim 21 \text{ atm}$  と変化させ、また試料量を  $0.5, 0.2, 0.1 \text{ g}$  とした場合の  $f_t$  を図1に示した。この結果試量を少くして行くに従い  $f_t$  がさらに上昇する傾向がみられた。この理由は還元ガス  $H_2$  が生成ガス  $H_2O$  により稀釈される効果(収支抵抗)によるものではないかと考えられる。図1に示された  $f_t$  と  $P_{H_2}$  の関係を  $[f_t = \frac{\alpha P_{H_2}}{1 + \alpha P_{H_2}}]$  で整理した手法<sup>2)</sup>により定数  $\alpha, b$  を求めた。試料量が  $0.5 \text{ g}$  の場合には  $f_t = 0.024 \frac{P_{H_2}}{1 + 0.12 P_{H_2}}$  となりこの関係より  $P_{H_2}$  無限大の  $f_t$  が求められる。次にこの結果をもとに外挿法により試料量無限少のときの  $f_t$  を求めることを試みた。図2よりわかるように試料量と  $f_t$  の関係は片対数のグラフ上にほぼ直線であり、縦軸との切片より試料量無限少のときの各圧力における  $f_t$  が求められる。しかしこの手法の理論的根拠は薄い。

本研究の目的 粉鉄鉱石の未反応核モデルによる解析では、化学反応速度定数  $k_c$  が粒径に比例して大きくなる結果を与え不合理であり<sup>3)</sup>、顕微鏡観察の結果もそれを支持している<sup>4)</sup>。そこで原の並列モデル<sup>5)</sup>を用い、粉鉄鉱石粒子は半径  $r_0$  の多孔質球状とし均一な半径  $r_0$  の緻密な結晶の集合体で反応前の空隙率  $\epsilon_0$  は粒内一定と仮定し、これまで未検討であった収支抵抗を考慮した還元速度の解析を目的とした。

総括反応速度式 この場合粒子内拡散は無視し得るので次式で示められる。

$$\frac{df}{d\theta} = \frac{3(\gamma_e - \gamma_e)}{\frac{RT(1-\epsilon_0)r_0}{P} \left\{ \frac{k_c(1-f)^{\frac{1}{2}}}{r_0(1-\epsilon_0)r_c(1+\frac{1}{k_c})} + \frac{1}{k_f t} + \frac{3\Delta W}{r_0 P_0 V} \right\}}$$

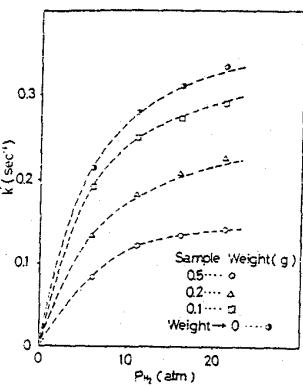
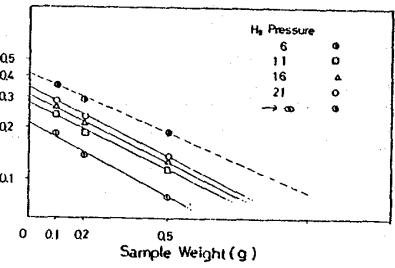
ここで試料量  $0.5 \text{ g}$ ,  $700^\circ\text{C}$ ,  $11 \text{ atm}$ ,  $H_2$  流量  $30 \text{ ml/min}$  の場合について各抵抗の全抵抗に占める割合を推算してみる。このとき真の化学反応速度定数  $k_c$  および結晶粒径  $r_0$  とは不明であるが未反応核モデルを仮定して得た化学反応速度定数  $k_c \approx 0.619 \text{ cm sec}^{-1}$  を用いて  $\frac{r_0}{r_0(1-\epsilon_0)r_c} = \frac{1}{k_c}$ , 完全混合に対する割合  $\alpha = 1$  として推算する。

$$\frac{r_c(1-f)^{\frac{1}{2}}}{r_0(1-\epsilon_0)r_c(1+\frac{1}{k_c})} = 0.491(1-f)^{\frac{1}{2}} \text{ sec cm}^{-1}, \frac{1}{k_f t} = 0.0083 \text{ sec cm}^{-1}, \frac{3\Delta W}{r_0 P_0 V} = 0.223 \text{ sec cm}^{-1}$$

となり還元率  $f$  における各抵抗の比(%)は次のようになる。ここで計算に用いた  $r_0$  は他の抵抗を無視したものなので真の  $r_0$  よりも小さくなっているが、境界物質移動抵抗は無視し得るオーダーであるのに対

$f$	0	0.3	0.6	0.9
化学反応抵抗比 $\eta_c$	68.0	72.9	79.6	90.8
境界物質移動抵抗比 $\eta_m$	1.1	1.0	0.8	0.3
収支抵抗比 $\eta_m$	30.9	26.1	19.6	8.9

して、収支抵抗は無視し得ないことが明らかである。すなわち  $H_2$  流量  $30 \text{ ml/min}$  ではまだ真の限界流量には達していないことが示された。

図1.  $H_2$  圧力と  $f_t$  の関係図2. 試料量無限少に外挿した  $f_t$  の記号

$y_0, y_e$ : 入口および平衡に

ある  $H_2$  モル分率

$\rho_0$ : 鉱石の見掛け密度

$V$ :  $H_2$  ガス流速  $\text{cm}^3 \cdot \text{sec}^{-1}$

文献 ①西川ら: 鉄と鋼 65(1979) S. 104, 2) W.M. McKewan: Trans AIME. 224(1962) P. 387, 3) 佐山ら: 鉄と鋼 65(1979) S. 105, 4) 佐山ら: 鉄と鋼 65(1979) PS. 8, 5) 原: 鉄と鋼 57(1971) P. 1441