

(135)

## 水蒸気からの溶鉄の酸素および水素吸收

名古屋大学工学部

○長 伸郎

井上道雄

I. 緒言: さきに  $\text{CO}_2$  からの溶鉄の酸素・炭素吸收を検討したが<sup>1)</sup>, 今回は  $\text{H}_2\text{O}$  からの酸素・水素吸收を考察する。

II. モデルおよび解析: (2.1) 酸素吸收  $\text{H}_2\text{O} \rightleftharpoons (\text{O}) + 2(\text{H}) \cdots (1)$ ,  $(\text{O}) + \text{H}_2\text{O} \xrightarrow{\frac{R_1}{R_2}} (\text{O})^* + \text{H}_2\text{O} \cdots (2)$ ,  $(\text{O})^* \rightarrow \text{O} \cdots (3)$  (1)式が平衡状態であれば,  $K_I = P_{\text{O}_i} \cdot (P_{\text{H}_i})^2 / P_{\text{H}_2\text{O}i} \cdots (4)$  となる。ただし,  $i$  は界面を表す。いま酸素吸收速度  $v_O$  が(2)式によって律速される場合に,  $v_O = [F/V] \cdot R_1 K_I (P_{\text{H}_2\text{O}i} / P_{\text{H}_i})^2 \cdots (5)$

(2.2) 水素吸收 吸收過程;  $(\text{H}) \xrightarrow{R_4} \text{H} \cdots (6)$ , 脱水素過程;  $(\text{O}) + \text{H} \xrightarrow{R_5} \text{OH} \cdots (7)$

$2(\text{OH}) \rightleftharpoons \text{H}_2\text{O} + (\text{O}) \cdots (8)$  水素吸收のための有効界面積  $F_{\text{eff},\text{H}}$  は酸素のない吸着rateとみなすとき, 酸素の吸着係数を  $K_O = 300^{2)}$  とすれば  $F_{\text{eff},\text{H}} = F / (1 + 300 [\text{O}\%]) \cdots (9)$  となる。水素吸收過程は(4), (6), (7)式より,  $d\% \text{H}/dt = (F/V)[(R_4 \cdot P_{\text{H}_i}) / (1 + 300 [\text{O}\%]) - (R_5 K_I (P_{\text{H}_2\text{O}i} \cdot [\text{H}\%])) / (P_{\text{H}_i})^2] \cdots (10)$  となる。ただし, 脱水素過程は(8)式が律速するとした。いま  $P_{\text{H}_2\text{O}i} / P_{\text{H}_2\text{O}b} = X$  のとき  $P_{\text{H}_2\text{O}b} = P_{\text{H}_2\text{O}i} + P_{\text{O}_i}$  なので  $P_{\text{O}_i}$  および  $P_{\text{H}_i}$  は  $P_{\text{O}_i} = P_{\text{H}_2\text{O}b} (1-X) \cdots (11)$ ,  $P_{\text{H}_i} = 2 P_{\text{O}_i} = 2 P_{\text{H}_2\text{O}b} (1-X) \cdots (12)$  で表わされ,  $K_I$  の値は  $K_I = 4 (P_{\text{H}_2\text{O}b})^2 (1-X)^2 / X \cdots (13)$  となる。(13)式は3次方程式であるが, H. Zeise<sup>3)</sup> によれば  $K_I = 1.6 \times 10^{-14}$  なので  $X$  の値は  $X = 1 - \sqrt[3]{K_I / Q} - 0.04$  で近似できる。ただし,  $Q = 4 (P_{\text{H}_2\text{O}b})^2$  とする。こうして得た各界面分圧を用いて  $\text{H}_2\text{O}$  からの酸素吸收に関する従来の測定結果<sup>4)</sup> と  $(P_{\text{H}_2\text{O}i} / P_{\text{H}_i})^2$  との関係(5)式) を求めると, より直線関係をうる。(図1) つまりこの範囲の  $v_O$  は(2)式によって律速される。

一方,  $\text{H}_2\text{O}$  からの水素吸收の考察では, 水素吸收のための  $R_4$  の値に  $R_4 = 5^{(5)}$  を用ひたが, 実は明らかでない。そこで前報<sup>1)</sup>の考察で得た  $\text{CO}_2$  からの炭素吸收過程の  $R_7$  ( $(\text{O}) + \text{C} \xrightarrow{R_7} \text{CO}$ : 脱炭) の値が酸素吸收過程の  $R_4$  ( $(\text{O}) + \text{O}_2 \xrightarrow{\frac{R_1}{R_2}} (\text{O})^* + \text{O}_2$ ) の値に等しいという結果を用いる。すなはち, 脱水素過程の  $R_5$  が同様に酸素吸收過程の  $R_4$  に等しいとすれば, 図1の勾配から  $R_5 = 1 \times 10^3$  をうる。これらの値を(10)式に代入し, 初濃度 2 ppm H としたときの水素酸素同時吸收過程を示すと図2となる。いずれも水素は初期に急激に吸收されるが, 溶鉄内の酸素濃度の増加とともにピークに達し, 逆に低下する。また,  $P_{\text{H}_2\text{O}}$  の低下によって  $v_O$  が低下するので, 水素濃度は逆に高くなる。しかし, 酸素濃度が例えば初濃度 0.002%,  $d\% / dt = 0.000132$  と全ての場合に一定ならば,  $P_{\text{H}_2\text{O}}$  の上昇によって水素濃度は増加する。(図3) この計算結果は脱炭過程の末期に予想される。いずれにしても, (10)式によって任意の酸素濃度と水蒸気分圧下における水素吸收過程を推算することができる。

文献 1) 井上ら 鉄と鋼 57(1971) S438, 2) 盛ら 鉄と鋼 55 (1969) S69, 3) H. Zeise. Zeit Elektrochem 48(1942) P.23, 4) M. Inouye et.al. Proceedings ICSTIS, Part I, (1971), P548, 5) R. D. Pehlke et.al. Trans. AIME 245(1969) P. 1842.

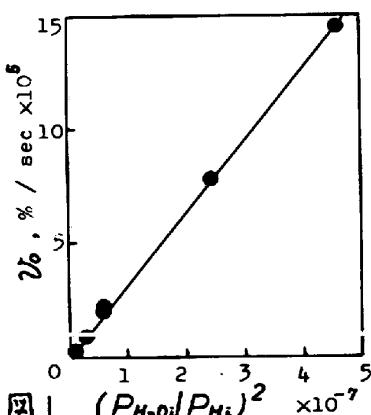
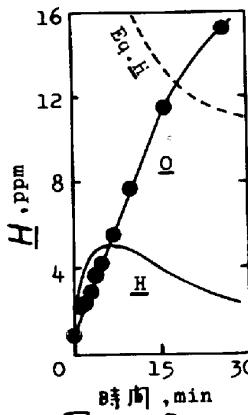
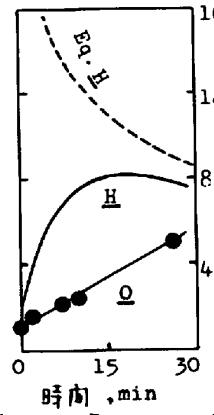
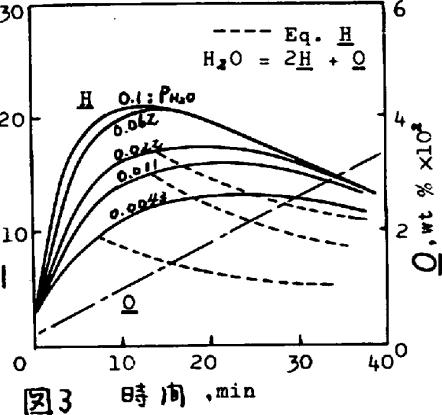
図1  $(P_{\text{H}_2\text{O}i} / P_{\text{H}_i})^2 \times 10^{-7}$ 図2.  $P_{\text{H}_2\text{O}} = 0.1 \text{ atm}$ 図2.  $P_{\text{H}_2\text{O}} = 0.022 \text{ atm}$ 

図3 時間, min