

669.046, 564.5 : 669.046, 584 : 546.72

: 669.184, 244, 66

S 394

(62)

脱炭反応と T.Fe% の関係について
(転炉吹鍊末期における脱炭反応機構の解明—I.)

70062

住友金属工業
和歌山製鉄所

池田隆景
豊田 守

・丸川雄淨

1. 緒言

転炉精錬における主反応が脱炭反応であるということは明らかのことである。したがって、転炉精錬を制御するとか、品質の安定向上をはかる場合には、脱炭反応機構を明確に把握しなければならないことは当然である。しかもこの脱炭反応における最も重要な時期は、吹鍊末期近くの、鋼中炭素濃度が低下した時期である。この脱炭反応における主要因として、まずオースラグの T.Fe% をとりあげて関係を調査し、脱炭反応機構の解明を試みた。

この調査のために 70t 転炉の吹鍊終了 2 分前に一時吹止めを行ない、炉内溶鋼の C% を測定する試験を約 50 ケージ行なった。

2. 吹鍊末期における脱炭速度のばらつき調査結果

C% が低下すると脱炭反応が不活性になり、脱炭速度が低下することは、実験室的にも実操業炉においても、定性的にはすでに確かめられている。しかし、実炉における、終業制御の困難なことや、各成分の変動をみると、同一 C% に対する脱炭速度はかなり変動しているものと推定できる。まずこの点についてどの程度の変動があるか調査した。図 1 に結果を示しているが、縦軸の平均脱炭効率は次式によって計算した値である。

$$\text{平均脱炭効率} (\%) = \frac{\text{中间吹鍊前 C\%} - \text{終業 C\%}}{\text{中间吹鍊中の O}_2^{(m^3)} / \text{装入主原料} \times 0.92} \quad (1)$$

脱炭効率 100% は、 $0.107\% / (m^3/t)$ になり、同一 C% に対する脱炭速度が大きく変動していることがわかる。

3. 吹鍊末期における脱炭反応のばらつき要因調査結果

図 1 の斜めの直線は、平均脱炭速度のばらつきの中心と考えられる任意に引いた直線である。この直線を基準として、脱炭速度のズレを次に示す計算式により定量化できる。

$$\frac{dC}{dO_2} = k_1 C + k_2 \quad (2) \quad \begin{cases} (2) \text{ 式を積分} \\ k_1 = 0.35 \\ k_2 = -0.015 \end{cases} \quad \text{を代入} \quad O_2^{\overline{ME}} (\text{平均必要 O}_2) = 6.6 \log \frac{0.35CM - 0.015}{0.35CE - 0.015} \quad (3) \quad CM: \text{中间吹鍊前 C\%} \\ CE: \text{終業 C\%} \end{math>$$

(3)式によつて、中间吹鍊期の平均的な必要酸素量が計算でき、実際に吹込まれた酸素量との差をとると、脱炭効率のばらつきが定量的に出される。この差 ΔO_2 ($\text{実積 O}_2 - \text{計算 O}_2$) と種々の要因をとつてみると、

図 2 に示すように、スラグ T.Fe% と非常に強い相関關係にあることがわかつた。

3. 考察およびまとめ

吹鍊末期の脱炭反応は、大きくばらついており、このばらつきと終業のスラグ T.Fe% とは密接な関係がある。しかし、この関係は通常考えられている関係とは逆で、T.Fe% が低いケージほど脱炭効率が高くなるという関係であり、吹込まれた酸素が溶鉄を酸化するか、C を酸化するかの分配の変化が、脱炭反応の、ばらつきになつていることがわかる。

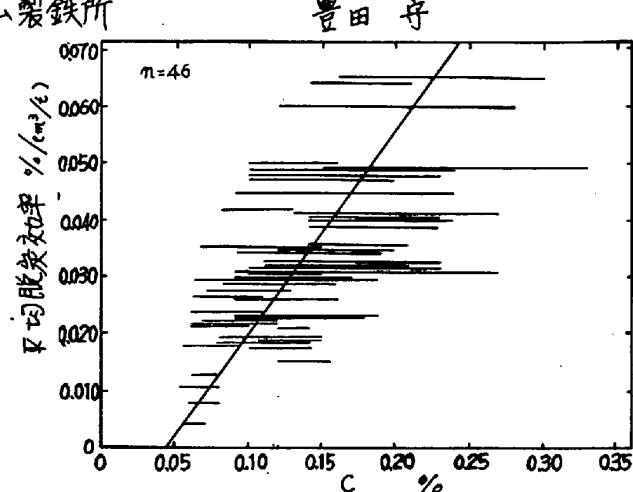


図 1 中間吹鍊期における平均脱炭効率

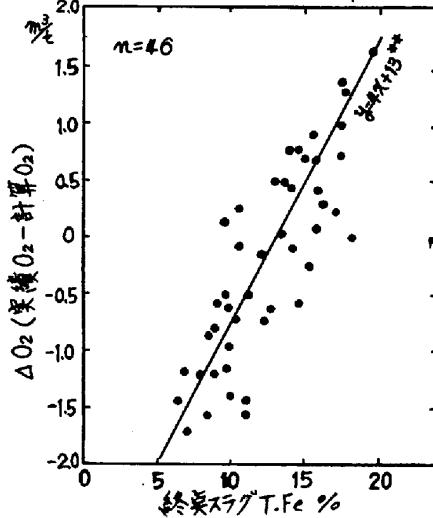


図 2 中間吹鍊における酸素効率の
バラツキと終業 T.Fe% の関係