

(152) Mg-Injection 法による溶銑脱硫の実験的検討

川崎製鉄技術研究所 ○ 中西恭二 高田至康 江島彬夫
千葉製鉄所 池田昇文 敦士文夫 永井潤

1. 緒 言

最近、高炉溶銑の炉外脱硫剤として、Mg が脚光をあびている。^(1, 2) これは従来の CaC₂ 系脱硫剤に比較して、仮に反応効率が同じとしても、生成スラグ量が少なく、しかもアセチレンガスによる悪臭の問題もないなど、脱硫後の排滓工程でのメリットにより、脱硫剤原価の増加分を十分吸収し得る可能性があるからである。そこで著者らも Mg 吹込技術開発を目的に、まず実験的検討を行なった。

2. 実験方法

20 kVA 高周波溶解炉を用いて実験した。装置の概略を図 1 に示す。市販のマグネシヤるつぼを用いて約 15 kg の銑鉄を溶解し 1450 °C に保持して脱硫実験を開始した。脱硫前の溶銑成分は、4.5% C, 0.5% Si, 0.7% Mn, 0.04~0.06% S であった。浴の高さは 130 mm である。脱硫には内径と外径がそれぞれ、8 および 12 mm のアルミナ管を浴面下 70 mm の深さに浸漬し、所定のガスにより粒状もしくはチップ状の金属 Mg、あるいは、C 粉で被覆した Mg 粒などを吹き込んだ。脱硫処理中の S 濃度の変化を知るために、シリカチューブ（内径 8 mm φ）による汲上げサンプルを採取して分析に供した。

3. 結果と考察

S 濃度の経時変化の数例を図 2 に示す。また表 1 に脱硫実験結果を一括して示した。これより明らかなように、Mg の脱硫効率は炉内雰囲気によって大巾に異なる。すなわち Ar 雰囲気下での脱硫率 (=100(S₀-S_f)/S₀) は 86~95% と高いが、炉内雰囲気が大気となると脱硫率は 10~15% と低く、またばらつきも大きい。これは従来から指摘されていたことであるが、大気下ではいったん生成した MgS が酸化されて復硫するためと推定され、現場スケールでの Mg 吹込脱硫技術を確立するに際して、雰囲気コントロールは重要な因子と考えられた。

ガスにより吹込まれた Mg 粒がガス泡から離脱して溶銑中へ侵入し得るか否かは、反応効率の観点から重要な因子となる。この現象は次式によって推定し得ることが、上の Hot model 実験に引続いて行なった Cold model 実験によって

実証された。U=U₀ exp(-3ρ_ek_fX/8ρ_pr),

ここに U₀ は粒子初速度、ρ_e は液体密度、ρ_p は粒子密度、k_f は摩擦係数で 0.44、r は粒子半径、X は離脱距離、U は位置 X での粒子速度である。

(1) 水野、他：鉄と鋼、62(1976), S. 82.

(2) 草川、他：同上、62(1976), S. 83.

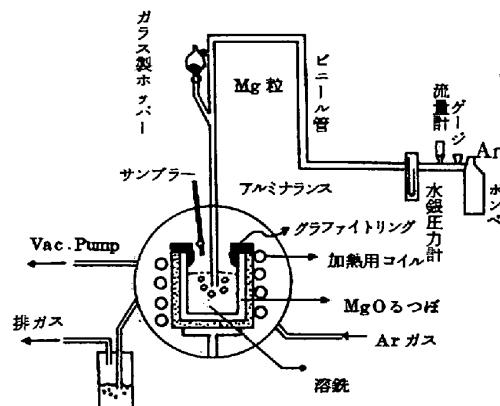


図 1. Mg Injection 法の hot Model 実験装置

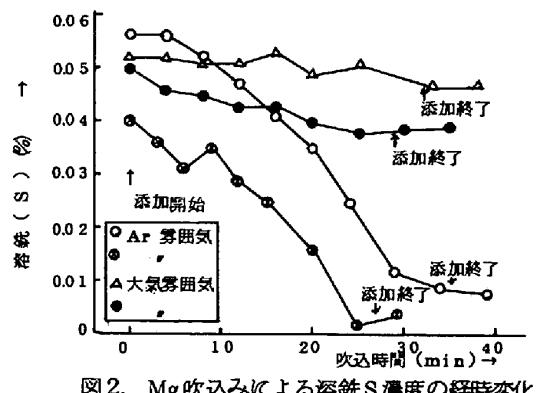


図 2. Mg 吹込みによる溶銑 S 濃度の経時変化

表 1. 小型高周波溶解炉による Mg 脱硫実験結果

ヒート No.	Mg 種類	Mg 使用量 (kg/t)	キャリア ガス量 (NL/ kg)	固 気 比	溶銑 温度 (°C)	処理 時間 (min)	炉内 雰囲気	S 濃度 (%)		脱硫率 (S ₀ -S _f)/ S ₀ (%) × 100	Mg 利用 効率 (%)		
								S 濃度 (%)					
								S ₀	S _f				
1	チップ状	0.93	1.5Ar	0.23	1450	25	Air	0.40	0.002	95	3.05		
	・	0.80	1.5N ₂	0.21		35	Air	0.56	0.008	86	4.50		
	・	0.62	1.5Ar	0.09		49	Air	0.43	0.037	14	7.2		
	・	0.80	1.5Ar	0.15		35	Air	0.50	0.039	22	10.3		
	カーボン ゴーリング	0.93	1.5Ar	0.37		34	Air	0.52	0.047	10	8.0		
	粒状	0.67	1.5Ar	0.12		40	Air	0.51	0.026	49	28.0		

$$(1) \text{ Mg 利用効率} = \frac{S_0 - S_f}{Mg \text{ 使用量}} \times \frac{24}{32} \times 100$$