

新日本製鐵株君津製鐵所 奥田康介 今田邦弘 望月通晴

○齊藤元治 神子芳夫 山田裕文

1. 緒 言 高炉安定操業の観点から、焼結機はある程度生産性を抑えて、冷間強度(SI)が高く低FeO高被還元性の品質のほうが望ましい。焼結生産性を低下させていくと、NOx制約で生石灰配合率に下限が存在し、排熱回収設備(君津3DLの場合ORCS)の運転可能な下限が存在するため、各種原単位の向上が期待できず、君津では従来から高炉生産量の変動に応じて1DLの停止、稼動で対応してきたが、上述した高炉の要望に完全には応えていない。この問題を解決するためには、上述した2つの制約をより低生産性側にもっていく必要があり、今回主として3DLでとった対策について述べる。

2. 漏風防止対策 3DLにおける漏風の実態調査によると、全漏風量の約77%がパレットーウィンドレグ間で生じており、この間では各箇所で平均的に生じている。この調査を基に種々の対策を検討し、①パレット端面ライナー取付け、②サイドウォール分割面へのシールプレート取付け、③シールバーへのOリング取付け、④デッドプレート2段化、の4対策を実施した結果、9.1%の漏風率が低減された。

Fig.1に示すように、漏風率低減(排ガス中O₂低減)によりコークスの燃焼効率が向上し排ガス中NO_xのばらつきが低下している。この結果Fig.2に示すように、同一生産性で生石灰配合率を低減させることができた。

3. ORCS稼動率向上対策 ORCSへの熱風循環設備設置、設備各部温度を詳細測定し耐熱上限まで熱風循環温度の上昇(55→100°C)の結果、運転可能な生産率下限を33.6→29.8 t/D·m²へ低下できた。

4. 焼結機稼動形態の変更 昭和57年10月より1DLを停止したが、この時点での3機の生産率は29.0 t/D·m²であった。一方59年2月より1DLを再稼動させた時点では27.3 t/D·m²である。Table 1に示すように、生石灰の大幅低減、COG低減が達成されており、Table 2に示すように、従来より低生産性であるためSI上昇、FeO低下が達成されている。Fig.3に高炉上部ゾンデのガス利用率分布を示すが、今回の2機から3機への稼動形態変更により、2高炉では中心流が助長され、4高炉では中心流を維持して利用率が向上し、いずれも安定操業が達成されている。

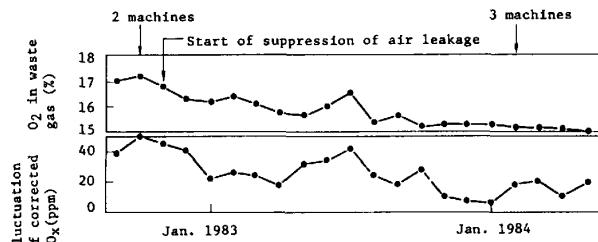


Fig. 1. Transition of suppression of air leakage (3DL).

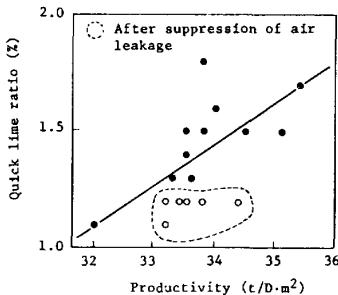


Fig. 2. Relation between productivity and quick lime ratio (3DL).

Table 1. Operation results.

	Former 3 machines	2 machines	3 machines
Productivity (t/D·m ²)	29.0	32.3	27.3
Coke rate (kg/t)	43.14	48.38	43.40
COG rate (Nm ³ /t)	3.52	1.58	1.78
Electric consumption (kWh/t)	39.06	37.39	35.80*
Electric recovery (kWh/t)	6.49	6.58	5.40
Quick lime rate (kg/t)	15.57	12.79	5.96

* Included the effect of energy saving equipment.

Table 2. Change in sinter properties.

	Former 3 machines		2 machines			3 machines		
	1,2DL	3DL	2DL	3DL	1,2DL	3DL		
SI (%)	89.8	89.2	89.7	90.3	90.2	90.4		
FeO (%)	5.25	6.26	6.20	5.81	4.69	4.54		
RDI (%)	29.7	28.4	32.3	31.2	34.0	32.6		
Mean size (mm)	22.8	18.6	20.8	18.5	21.9	19.4		

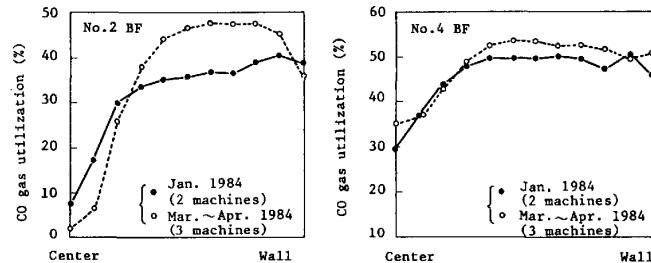


Fig. 3. Change in gas distribution.