

新日本製鐵(株) 堺製鐵所 芝池秀治 ○松井 章 安永省司  
緒方 熊 花房章次 吉本博光

## 1. 緒言

堺第2高炉では、従来、コークス粒度別装入を省資源を主体として活用してきたが<sup>1)</sup>その後、分布制御手段としてのコークス粒度別装入方式を実炉に適用し、高炉の対向流反応が大幅に改善され、高効率操業が達成できた。本報では、この間の概況について報告する。

## 2. 装入物分布制御方法

従来のコークス粒度別装入は、周辺部の大塊コークス層間に中塊コークス(Cs)を装入する方式(Aタイプ)であったが、今回、周辺部の鉱石層間にCsを装入する方式(Bタイプ…中塊コークスサンドイッチ装入)を実施した。これは融着層の溶解性の向上を図り、特に炉壁部の活性化を狙ったものである。(Fig.1 参照)

## 3. 中塊コークスサンドイッチ装入による炉内状況の変化

当方式により、塊状帶のガス流分布は周辺流化し、また、垂直ゾンデで測定した周辺部の溶断ラインは、同一補正燃料比で比較して、Aタイプより上昇している。この結果とし、て、炉下部温度は上昇し、炉下部不活性抑制に効果的であることが確認された。(Fig.2~4 参照)

## 4. 操業概況

当方式は、昭和60年3月より実炉適用し、上記効果によって対向流反応は非常に安定した。この分布制御をベースにして銑温低下が可能となり、さらにスラグ性状の改善を行い、昭和60年11月には、低Si・低S操業(Si=0.22%, S=0.016%)を達成した。(Table.1 参照)

文献1) 国友ら: 鉄と鋼、71(1985), S76

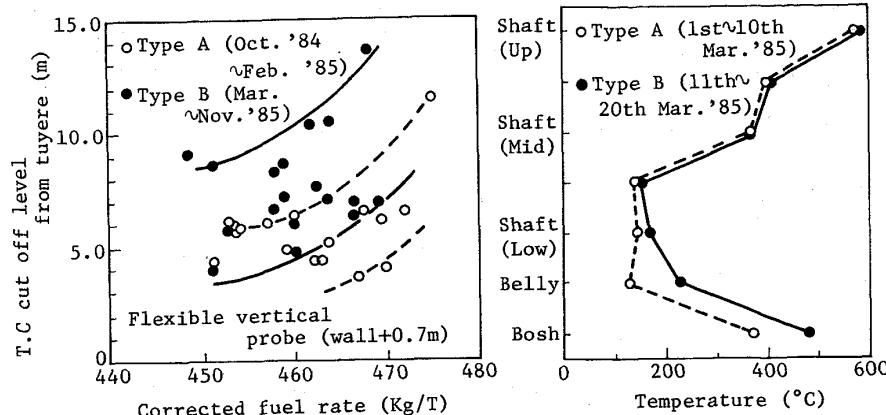


Fig.3 Relation between T.C cut off level from tuyere and corrected fuel rate

Fig.4 Vertical distribution of brick temperature

Table.1 Operating data

		Feb.'85	Nov.'85
Productivity	T/Dm <sup>3</sup>	1.85	1.84
Coke rate	kg/T	528	515
4H+2S+D	Times/D	4.7	0.5
K value	-	3.98	3.30
Si	%	0.44	0.22
S	%	0.018	0.016
H.M.T	°C	1520	1500
CaO/SiO <sub>2</sub>	-	1.24	1.29
MgO	%	6.3	8.0
Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	%	14.3	13.4

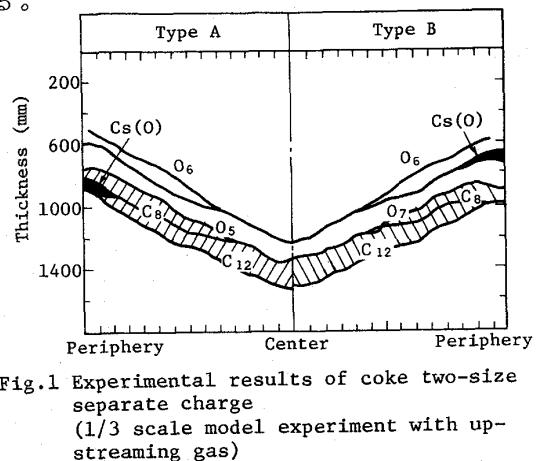


Fig.1 Experimental results of coke two-size separate charge  
(1/3 scale model experiment with upstreaming gas)

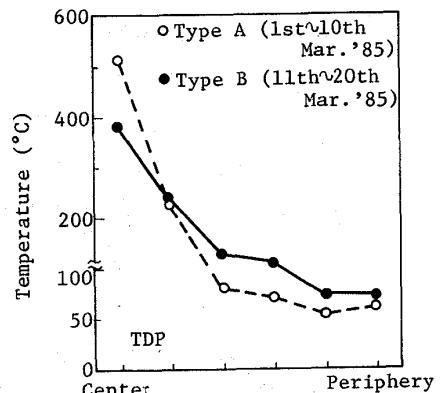


Fig.2 Gas distribution