

(111)

焼結点火炉における微粉コークス・微粉炭燃焼

日新製鋼呉製鉄所

清水三郎 宮島正和 漁充夫

舟越孝久 山本毅洋則

岩本隆夫

広島ガス開発㈱

1. 緒言

エネルギー構成の見直し、コスト低減の一環として、焼結点火炉燃料を、重油から石炭系エネルギーに転換するため、呉1焼結において、微粉コークス、微粉炭バーナーの燃焼テストを実施した。

2. 試験方法

試験バーナーをFig. 1、燃料成分をTable. 1に示す。

○搬送用空気； $100 \text{ Nm}^3/\text{H}$ (22 m/sec)

○2次空気； $200 \text{ Nm}^3/\text{H}$ 、空気比等の調整は1次空気。

微粉炭、混合燃焼時は、搬送用ガス $\text{O}_2 \leq 13\%$

3. 試験結果

(1) 対重油置換率(カロリー換算)

微粉コークス、微粉炭ともに、0.9～1.0

(2) 重油・微粉燃料フレーム温度パターン(Fig. 2)

バーナー口から、温度ピーカまでの距離は、

微粉炭 < 重油 < 微粉コークス
(0.8 m) (1.8 m) (2.5 m)

微粉コークス燃焼では、着火バーナーが必要。

(3) 混合燃焼

混合燃焼により、フレーム温度パターンを合成できる。微粉炭混合割合を増すと、着火バーナー燃焼量を減らすことができ、60%以上混合すると、着火バーナー不要。混合割合により、フレーム長さの調整可能。今回テストした点火炉高さでは、微粉炭60%が最適値。(Table. 2)

4. 結言

微粉コークス、微粉炭及び混合燃焼テストを実施した。

この結果より、微粉燃料バーナー実機導入を計画中である。

Table. 2 Comparison of total calorific value and sinter quality (upper layer) among various kinds of fuel

mixing ratio(%)	particle size (mesh)	total calorific value (kcal/h) $\times 10^3$	$\cdot 10 \text{ mm}^2/\text{h}$ (upper layer)			SI (upper layer)
			50	55	60	
coke	0	-100				55 60 65 70
coal	0	-100				
100	0	-100				
100	0	-150				
100	0	-200				
80	20	200				
60	40	-200				
40	60	-200				
20	80	-200				
0	100	-200				
0	100	-150				
0	100	-100				
heavy oil	-					

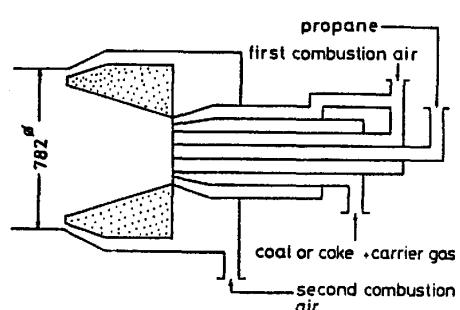


Fig. 1 Schematic diagram of pulverized fuel burner

Table. 1 Chemical properties of pulverized coke and coal

Ash	VM	S	C	H	O	N	mois.	Hi
pulverized coke	12.5	0.81	0.57	85.69	%	%	0.90	3.7000
pulverized coal	8.2	38.1	0.51	76.24	5.14	8.15	1.76	21.7200

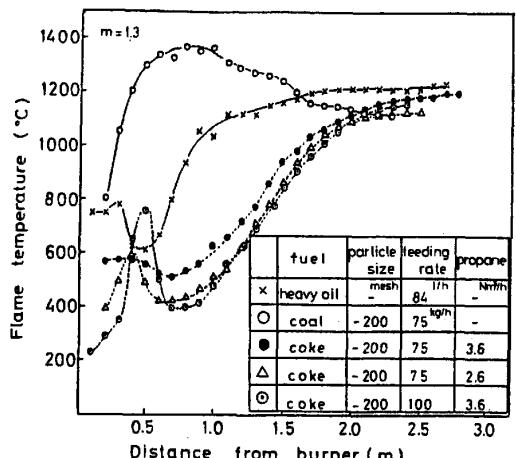


Fig. 2 Flame temperature profile in the axial direction of combustion zone (heavy oil, pulverized coal, coke)

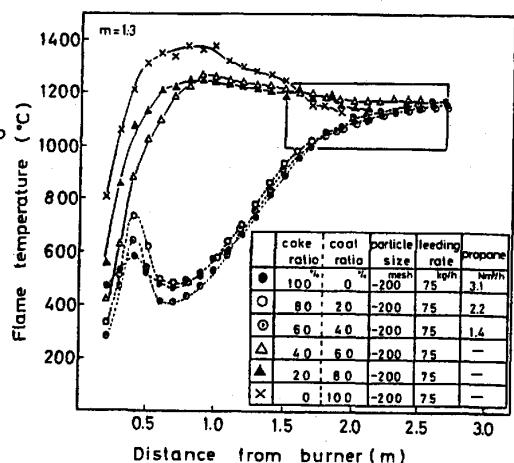


Fig. 3 Flame temperature profile in the axial direction of combustion zone (pulverized coke, coal, coke+coal)