# コークス炉放散ブリーダー高効率燃焼技術の開発

## Development of Highly Efficient Combustion in Coke Oven Bleeder Pipe

川畑 聡志 KAWAHATA SatoshiJFE スチール東日本製鉄所(千葉地区) エネルギー部エネルギー技術室主任部員(副課長)川島 知之 KAWASHIMA TomoyukiJFE スチールスチール研究所サイバーフィジカルシステム研究開発部主任研究員(副課長)柿沼 友行 KAKINUMA TomoyukiJFE スチール東日本製鉄所(千葉地区)製銑部コークス技術室主任部員(副課長)

## 要旨

コークス炉放散ブリーダーは C ガスの漏洩や異常燃焼を防止するための保安設備であるが,稼働時(燃焼放散時)に黒煙(すす)が発生するという問題があった。また,すすの生成機構については種々の研究がなされているが,十分に解明されていないという課題もある。本検討では燃焼実験およびシミュレーション解析を用いてすす発生を抑止するメカニズムを解明し,黒煙発生を低減する放散ブリーダー高効率燃焼技術を開発した。本技術をJFE スチール全地区に導入することにより,黒煙の発生を抑止した。

#### Abstract:

Coke oven dissipation bleeder is an emergency equipment to prevent leakage of surplus coke oven gas and to combust it safely. One of serious problems at flaring is generation of large black smoke. Black smoke contains a large amount of soot which is caused by thermal decomposition of coke oven gas. Various studies have been conducted on the mechanism of soot formation, but it has not been fully elucidated in commercial flaring equipment. In this study, we elucidated the mechanism of suppressing soot generation using combustion experiments and numerical simulation and developed a technology for a smokeless dissipation bleeder by promoting combustion. This technology has been introduced to all coke ovens in JFE Steel and contributed to suppressing the generation of black smoke.

## 1. はじめに

コークス炉は石炭を乾留してコークスを製造するととも に、石炭の乾留過程で発生したコークス炉ガス(以下、Cガ ス)を回収する設備である。コークス炉で発生したCガス は、ブロワによって、ドライメーン、サクションメーンを 通ってガス精製設備へと送られている。

しかし,停電等のトラブルにより吸引ブロワやCガス精 製設備が停止した際はCガスを回収できなくなる。設備停 止によりCガスを回収できなくなっても、コークス炉の炉体 温度は急激には下がらないため、石炭の乾留は継続し、Cガ スが発生し続ける。Cガスが発生し続けると炉内圧力および 配管内圧力が上昇し、レンガ目地からのCガス漏洩や異常 燃焼が起こる可能性がある。

そこで,これらのトラブルを防止するための保安設備として放散ブリーダーが設置されている。放散ブリーダーはドラ イメーンに設置されており,開放してCガスを放散するこ とでドライメーン圧力および炉内圧力を低下させる。また, 放散時にはCガスを燃焼させることで無害化させている。

放散ブリーダーの基本燃焼構造を図1に示す。一般的な

放散ブリーダーの燃焼方法は、C ガスがブリーダー管から供 給され、燃焼用空気は放散ブリーダー先端にフードを設け て、ブリーダー管とフードの隙間から自然に大気を吸込むこ とで供給される。しかし、この燃焼方法では燃焼放散時に 黒煙(すす)が発生する。そこで、燃焼実験および数値解 析により黒煙低減メカニズムを解明し、黒煙低減燃焼技術 を開発した。





<sup>2023</sup>年9月8日受付

## 2. 黒煙低減燃焼の検討

#### 2.1 黒煙発生原因

黒煙は,すす粒子が凝集して目に見えるようになったもの である。すすの生成機構については,種々の研究がなされ ているが,まだ十分に解明されていない。しかし,炭化水素 の燃焼反応ですす粒子が生成されることは明らかであり,炭 化水素は高温の空気不足状態で燃料分子の熱分解を起こし, すす粒子を生成する。

拡散燃焼は燃料と酸化剤が燃焼場へ別々に供給される燃 焼で,その火炎形態を拡散火炎と呼ぶ。拡散火炎では,比 較的低温かつ酸素不足の所で熱分解が起こるため,燃料の 構造の影響を直接に受ける。拡散火炎における燃料の種類 とすすの生成しやすさを**表1**に示す。なお,Rankが大きい ほど,生成しやすいことを意味する。精製後のCガスは比 較的すすが生成しにくい(Rank4)が,タールは非常にすす が生成しやすい(Rank12)ため,タール分を含んだ精製前 のCガスはすすが生成しやすいと考えられる。

放散ブリーダーは拡散火炎であり,図2のような火炎構 造であると考えられる。拡散火炎は燃料と空気の接触面に 火炎が形成されることから,火炎内部は燃料のみが存在す る未燃状態となる。したがって,炭化水素ガスの燃焼にお いては火炎内部ですす粒子が生成する。生成したすす粒子 は成長しながら上昇し,反応帯(火炎)へと到達する。反 応帯に到達したすすは酸化反応により酸化されるが,反応し きれずに外へ飛び出したすす粒子の集合体は,冷やされて 黒く見える黒煙となる。まとめると,拡散火炎は火炎内部が 未燃状態となり,すす粒子が生成し,反応帯で十分に酸化 しきれず黒煙となるということである。

ここで,拡散燃焼におけるすす生成速度の式(1)とすす 酸化速度の式(2)を以下に示す<sup>1)</sup>。黒煙発生量はすす生成 速度とすす酸化速度のバランスで決まる。

$$S_f = 2.54 \times 10^6 \cdot \frac{2gr_B}{u_f^2} \cdot p_f \cdot \left(\frac{1}{m}\right)^3 \exp\left(\frac{-20\ 000}{T}\right) \cdots$$
 (1)

#### 2.2 黒煙低減燃焼方法

黒煙を低減させる燃焼方法について検討した。2.1 節より, 炭化水素ガスが高温場で空気不足状態となることにより熱 分解が起こり,すすが生成される。したがって,すす生成を 低減させる燃焼方法として以下が有効であると考えられる。

- ① 高温場を作らないように、火炎温度を低下させる。
- ② 空気不足状態を作らないように、酸素の供給量を増加(燃焼促進)させる。

表	1	燃料の種類とすすの生成しやすさ
Table 1	F	uel type and difficulty of soot generation

Rank	Fuel	Rank	Fuel
1	Natural gas	7	Coke
2	LPG	8	Lignite
3	Production gas	9	Low volatility bituminous coal
4	Coke oven gas	10	Crude oil
5	Kerosene	11	High volatility bituminous coal
6	Diesel	12	Tar



Fig. 2 Structure of diffusion flame

まずは①火炎温度低下効果について検討した。式(1), 式(2)からその効果を試算した結果を図3に示す。火炎温 度はCガスの断熱火炎温度とし,黒煙発生率はすす生成速 度÷すす酸化速度で評価した。現状の断熱火炎温度での黒 煙発生率を100%とすると、火炎温度を低下させることで黒 煙発生率は低下する。したがって、火炎温度の低下は黒煙 低減につながると考えられる。

火炎温度を低下させる方法として蒸気の吹込みがある。



図3 火炎温度と黒煙発生率の関係

Fig. 3 Relationship between incidence of black smoke and flame temperature



図4 空気比と黒煙発生率の関係



これは,すでに JFE スチール東日本製鉄所(京浜地区)で も導入している,最も一般的な黒煙低減燃焼技術であるが, 黒煙を完全に抑止することはできない。

次に,酸素の供給量を増加させる②燃焼促進効果につい て検討した。式(1),式(2)からその効果を試算した結果 を図4に示す。空気比を増加させることで黒煙発生率は大 きく低下している。図3と図4を比較すると空気比を増加さ せたときの黒煙発生率の低下幅の方が火炎温度を低下させ たときよりも大きいことから,火炎温度低下よりも燃焼促進 による黒煙低減効果の方が大きいと考えられる。

このことから,一般的に火炎温度低下のために蒸気を用いているが,よりコストの安い空気を用いて,より効果のある黒煙低減燃焼が可能であると考えられる。

#### 2.3 燃焼実験

ラボ実験により黒煙低減効果の高い燃焼方法を明らかに した。ラボ実験装置として実機サイズの1/8スケールのブ リーダーモデルを使い,精製後Cガスに気化したベンゼン を混合した燃料を用いて黒煙発生を再現した。

燃焼方法は次の①~④の4つの燃焼方法とし,蒸気およ び空気を吹込んで燃焼させた。

- ① 通常燃焼:流体吹込み等なし
- ② 予混合燃焼:ブリーダー内に流体を吹込んであらかじ め燃料と混合させる
- ③ エゼクター燃焼:流体を吹込んでエゼクター効果を利 用して大気を取込む
- ④ 火炎混合燃焼:ブリーダー先端中心から垂直上向きに 火炎に向かって流体を吹込む

評価方法としては,黒煙低減量は目視確認とし,燃焼状態については火炎温度(ブリーダー中心先端から100 mm

表 2 火炎温度低下実験結果 Table 2 Experimental results of flame temperature drop

Combustion method	①Normal combustion	<sup>(2)</sup> Premixed combustion
Injection	-	Steam
Combustion state (Amount of black smoke)		
Flame temperature	490°C	400°C

上の位置)により確認した。

まずは火炎温度低下効果を調査した。燃焼方法は①通常 燃焼と②予混合燃焼,吹込み流体は蒸気で実験し,比較し た。実験結果を**表2**に示す。①通常燃焼に比べて,蒸気を 吹き込んだ②予混合燃焼は火炎温度が490℃から400℃に低 下した。火炎温度の低下により黒煙量が低減されたが,黒 煙の発生を完全に抑止することはできなかった。

次に,燃焼促進効果を調査した。燃焼方法は4つすべて とし,吹込み流体は空気を用いた(空気流量はすべて同じ とした)。実験結果を**表3**に示す。

②予混合燃焼については①通常燃焼より火炎温度が40℃ 低下していることから,燃焼は促進していないと考えられ る。そのため黒煙低減効果はほとんど得られなかった。

③エゼクター燃焼については火炎温度が850℃になり,通 常燃焼よりも360℃上昇した。火炎温度が上昇したのは空気 が十分に供給されて燃焼が促進したためと考えられる。そ の結果,黒煙は低減し,完全に発生を抑止できた。

④火炎混合燃焼については火炎温度が600℃になり,通常 燃焼よりも110℃上昇した。③と同様に空気が供給されて燃 焼が促進したためと考えられる。黒煙量については低減した が,完全に抑止することはできなかった。

以上より,火炎温度低下よりも燃焼促進の方が黒煙低減 効果が大きく,③エゼクター燃焼方法を用いることで,効率 よく(空気流量を少なく)黒煙を低減できることが分かっ た。また,従来の蒸気を用いた黒煙低減燃焼ではなく,より 安価な空気を用いた黒煙低減燃焼が可能であることも分 かった。

## 2.4 シミュレーション解析

燃焼促進による黒煙低減効果を検証するため、ラボ実験 の①~④と同様の燃焼方法ですす発生のシミュレーションを 行い、すす発生量を比較するとともに、エゼクター燃焼にお

Combustion method	1Normal combustion	<sup>(2)</sup> Premixed combustion	③Ejector combustion	④ Flame mixing combustion
Injection		Air	Air	Air
Combustion state (Amount of black smoke)				
Flame temperature	490°C	450°C	850°C	600°C
Soot volume fraction Abundant Little			51	

表 3 燃焼促進実験結果 Table 3 Experimental results of combustion acceleration

ける黒煙低減メカニズムを解明した。

本開発では鉄鋼製造プロセスの燃焼シミュレーション適 用に実績のある,非構造格子系の有限体積法コード Front Flow Red-Comb (NuFD/FFR extended by Kyushu University, CRIEPI, Kyoto University and NuFD)を用いた<sup>2)</sup>。 支配方程式は,Faverフィルターを施した連続の式,ナビ エ・ストークス式,エネルギー保存の式および,各化学種の 質量保存の式で構成される。拡散火炎と拡散火炎によるす すの発生は非定常性が強いため,乱流モデルにはLESを用 い SGS 成分のモデル化には Dynamic smagorinsky モデルを 用いた<sup>3,4)</sup>。圧力と速度の補正には SMAC 法を用いた。移流 項の離散化は 2 次中心差分と 1 次風上差分を 95:5 の割合で 混合した。時間発展アルゴリズムには 1 次 Euler 陰解法を用 いた。時間刻みは dt=1.0 ms とし,計算開始から 20 000 ス テップを助走区間とし,20 000 ステップから 25 000 ステッ プの間での平均値をとり,統計量を算出した。

乱流燃焼モデルには LES の SGS 成分の影響を考慮するた めに Scale similarity filtered reaction rate model (SSFRRM)<sup>5)</sup> を採用した。すすの発生モデルに関しては、Wen らが提案 したアセチレン前駆体モデル<sup>6)</sup>を用いた。解析形状と境界条 件を**図5**に示す。空気の吹込み条件は実験と同条件とした。

解析結果におけるすすの体積分率の瞬時値を**表4**に示す。 解析結果も実験結果同様に,エゼクター燃焼が最もすすの 発生が少ないことが分かった。また,すすのピーク位置がエ



ゼクター燃焼以外の燃焼方式では,ブリーダー先端から離 れたところにあることが分かる。これは表2,表3で確認さ れている黒煙が火炎の先端から発生している現象を示して いる。







これらのことから、本数値シミュレーションはラボ実験を 再現できていると考えられる。

#### 2.5 黒煙低減メカニズム

ラボ実験およびシミュレーション解析から,エゼクター燃 焼の黒煙低減メカニズムを明らかにした。表4に黒煙低減 メカニズムのまとめを示す。

ラボ実験における火炎温度測定結果およびガス分析結果 から,黒煙発生(通常燃焼)時は特に火炎中心位置でのガ ス未燃成分が多く,火炎温度も低い。一方で,黒煙発生抑 止(エゼクター燃焼)時は火炎中心位置での火炎温度が高 くなり,さらに未燃成分がゼロになっている。これらのこと から,黒煙発生時は火炎内部で未燃が発生し,すすが生成 して黒煙となっているが,燃焼を促進させて火炎中心位置ま で完全燃焼させることで,黒煙発生を抑止できると考えられ る。

次にエゼクター燃焼時の燃焼促進メカニズムを明らかに した。流量測定結果より,通常燃焼時のブリーダー管とフー ドの隙間から自然吸気によって供給される空気量は空気比 0.05 相当であり,未燃であると言える。エゼクター燃焼時の 空気供給量は空気比 0.05 相当,ブリーダー管とフードの隙 間からの吸気量はエゼクター効果により空気比 0.2 相当に増 するが,燃焼空気量としては不十分である。

ここで,前述のシミュレーションにおけるブリーダー先端

付近の温度分布と流れの向きを示すベクトル図(表4下部) を比較した。通常燃焼ではフードの縁付近から上部に高温 帯が生じている。これは,燃焼反応が燃料と周囲空気との 界面でのみ生じていることを示しており,燃焼帯の内部の燃 料は未燃のまま上昇している。エゼクター燃焼では,吹き込 まれた空気によって周囲流体が巻き込まれている様子が確 認できる。この吹込み空気噴流の巻込み効果により,周囲 大気が火炎に向かって流れ込んでいる。このことで,不足 分の燃焼空気がフード中心部まで供給され,フード中心部 に高温部が発生している。通常燃焼とエゼクター燃焼の温 度分布の違いはラボ実験で得られる温度傾向と一致してい る。

したがって,黒煙低減メカニズムはエゼクター燃焼によっ て周りの大気を火炎中心へ取込むような流れができ,黒煙 発生時は未燃であった火炎中心まで燃焼空気が供給される ことによって,燃焼が促進してすすの生成を抑止できたと考 えられる。

## 3. 実機導入結果

エゼクター燃焼について実機での燃焼実験により効果検 証した。表5に示すとおり実機においても空気を吹込むこと で黒煙低減効果が得られることが分かった。また、火炎温 度測定結果ではエゼクター燃焼の方が通常燃焼より火炎温

Combustion method	①Normal combustion	③ Ejector combustion
Injection		Air
Combustion state (Amount of black smoke)		
Flame temperature	634°C	925°C



度が高いことから、実機の場合もラボ試験と同様に燃焼が 促進されて黒煙が低減したと考えられる。

さらに、本技術を実機へ適用し、実際に放散ブリーダー が稼働した際には、写真1に示すとおり黒煙を発生させるこ となく燃焼放散を実施できた。

## 4. おわりに

放散ブリーダーにおける黒煙発生は、燃焼放散火炎の内 部が未燃状態であるため炭化水素が熱分解を起こし、すす 粒子が発生し、成長して酸化されず放出することで起こる。 すすの生成速度と酸化速度の式,燃焼実験およびシミュ レーション解析から,黒煙低減には燃焼促進が有効である ことが分かった。

これまで,黒煙低減燃焼技術としては蒸気吹込みによる 火炎温度低下が一般的であったが、本開発により火炎温度 低下による黒煙低減効果よりも,燃焼促進による黒煙低減



写真1 実機稼働状況 Photo 1 Operational status of actual machine

効果の方が大きいことを明らかにした。燃焼促進方法として は空気を吹き込んで、周りの大気を火炎内側へと供給する 流れを発生させるエゼクター燃焼方法が最も高効率で黒煙 低減効果が高いことが分かった。本燃焼方法の適用により, 空気による黒煙低減が可能であり、蒸気に比べて大幅にコ ストを削減できる。

#### 参考文献

- 1)新井紀男. 燃焼生成物の発生と抑制技術. テクノシステム. 1997.571p (p. 259).
- 2) Kawashima, T.; Murao, A.; Yamamoto, N.; Ando, M.; Okada, J. Prediction of Pulverized Coal Combustion Behavior around Tuyere by Using LES and Extended CPD Model. ISIJ International. 2020, vol. 60, no. 5, p. 905-914.
- 3) Germano, M.; Piomelli, U.; Moin, P.; Cabot, W. H. A dynamic subgridscale eddy viscosity model. Physics of Fluids. 1991, vol. 3, p. 1760-1765.
- 4) Lily, D. K. A proposed modification of the Germano subgridz scale closure method. Physics of Fluids. 1992, vol. 4, p. 633-635.
- 5) DesJardin, P. E.; Frankel, S. H. Large eddy simulation of a nonpremixed reacting jet: application and assessment of subgrid-scale combustion model. Physics of Fluids A. 1998, vol. 10, p. 2298-2314.
- 6) Wen, Z.; Yun. S.; Thomson, M. J.; Lightstone, M. F. Modeling soot formation in turbulent kerosene/air jet diffusion. Combustion and Flame. 2003, vol. 135, p. 323-340.

- 62 -