321 改質アンモニアインジェクション法における脱硝メカニズム

DeNOx Mechanism in Activated Ammonia Injection Techniques

○学	武山 彰宏	(岐阜大)	正	神原	信志(岐阜大)
学	辻 陽平	(岐阜大)	共	増井	芽 (アクトリー)
共	村田豊()	アクトリー)	共	三浦	友規(澤藤電機)

Akihiro TAKEYAMA, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu.
Shinji KAMBARA, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu.
Yohei TSUJI, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu.
Megumi MASUI, Actree Co., Ltd., 375 Hakusan, Ishikawa.
Yutaka MURATA, Actree Co., Ltd., 375 Hakusan, Ishikawa.
Tomonori MIURA, Sawafuji Electric Co., Ltd., 3 Nittahayakawa-cho, Ota, Gunma.

To broaden and lower the temperature window of the selective non catalytic reduction (SNCR) of nitric oxide (NO), the use of activated ammonia as the reduction agent was examined. An intermittent dielectric barrier discharge (DBD) was employed to generate activated ammonia from molecular ammonia. Chemical composition was clear by gas analysis at exit of the DBD reactor, it found that the main species of the activate ammonia were H_2 and N_2 . By experiments and chemical kinetics simulation, it was clear that H_2 was strongly contributed to enlargement of temperature window of DeNOx.

Key Words: DBD, NOx, Ammonia, Hydrogen, Temperature window

1. 緒言

最近,廃棄物焼却炉などの中小規模の燃焼設備でも厳し い NO_x濃度規制が地域協定等で実施されるようになり,脱 硝設備の設置が必要となってきている。中小規模の燃焼炉 では設置面積や設備コストの面で,無触媒脱硝法(SNCR) が望まれている。しかし,SNCR における反応温度範囲は 850-1175°C(Temperature window という)の高温域にあ り⁽¹⁾,中小規模の燃焼炉や焼却炉では高温域での反応時間を 十分確保できず脱硝率が低下するという問題がある。また, 焼却炉では炉出口にSNCR 装置を設置するのが望ましいが, 炉出口温度は750°C 程度であり,SNCR を適用することが できない。これらの課題の解決には,Temperature window を低温側に拡大する方策が必要である。

著者らは、NH₃を大気圧プラズマ(誘電体バリア放電: DBD)で励起し、それを排ガスに吹き込むと、Temperature window が低温側に 150 ℃ 拡大することを見いだした⁽²⁾⁻⁽³⁾。 すなわち、DBD で改質したアンモニアを用いれば(改質ア ンモニア脱硝法という)、中小規模の燃焼炉や焼却炉用の SNCR を確立できる可能性がある。

本報では、改質アンモニア脱硝法の反応メカニズムを解明す ることを目的として、改質 NH₃ 化学種の組成を測定し、主な 化学種について脱硝に及ぼす影響を調べた。

2. 実験装置および実験方法

Fig.1 に改質アンモニア脱硝実験装置を示す。プラズマリ アクターは石英製円筒二重管構造で、外管外径 61 mm (厚 さt=2 mm)、内管外径 54 mm (t=2)、長さ 490 mm であり、 ギャップ長(外管と内管の隙間)は 1.5 mm である。高電圧 電極 (SUS316)を内管内側に設置し、接地電極 (SUS316 パンチングメタル)は外管周囲に巻き付けている。接地電 極の長さは 360 mm である。



Fig. 1. Schematic diagrams of experimental apparatus.

ガスブレンダー付きのマスフローコントローラーで流量 調整した NH₃/Ar 混合ガスをギャップ部に流し,澤藤電機製 高電圧パルス電源を用いて,誘電体バリア放電により大気 圧プラズマを発生させ,アンモニアを改質した。

モデルガス (NO/O₂/N₂) もまた,ガスブレンダー付きのマス フローコントローラーで流量を調整し,所定の濃度に設定した 後,内径 46 mm の石英予熱管に供給し,電気ヒーターで 500℃ に予熱した。モデルガスと改質アンモニアは混合室で合流した 後,長さ 600 mm の石英反応管に流入する。脱硝実験では,石 英反応管の温度を 500-800℃ に変化させ,反応後のガス組成 を測定することで脱硝率の変化を調べた。

ガス組成は、NO_x (HORIBA VIA510)、N₂O (HORIBA VIA510)、O₂ ((SHIMAZU NOA-7000) 分析計を用いて連続分析を行った。

Table1 に実験条件を示す。条件1(Ex.1)では,酸素濃度 を 2.1%一定とした時の反応温度に対する脱硝率の変化を調 べた。Ex.2 については 3.3 項で述べる。

	Unit	Ex.1 Baseline	Ex.2 H ₂ addition
Repetition rate	kHz	10	—
Applied valtage	kV	0-15	—
NO conc.	ppm	500	500
O_2 conc.	%	2.1	8.3
NH ₃ /NO	_	1.0, 1.5	1.5
Flow rate	L/min	3.0	3.0

Table 1 Experimental conditions

3. 実験結果および考察

3.1. 改質アンモニアによる脱硝特性

Fig.2 に、実験条件 Ex.1 における DBD 脱硝法での反応温度 に対する脱硝率の変化を NH₃/NO モル比(MR = 1.0, 1.5) をパ ラメーターとして示した。図には比較として、大気圧プラズマ を消して NH₃を励起しない時(Thermal 脱硝)の脱硝率の変化 も示した。



Fig. 2. NO removal performances in DBD deNO_x and thermal deNO_x.

Thermal 脱硝法では、これまで知られているとおり⁽¹⁾、750℃ 付近から急激に脱硝反応が始まり、850℃ では *MR* = 1.0 で約 80%, MR = 1.5 で約 95%の脱硝率を示した。一方, DBD 脱硝 法では 600°C 以上で脱硝反応が開始し,反応温度に比例するよ うに脱硝率は増加し,どの温度においても Thermal 脱硝法より も高い脱硝率を示した。脱硝開始温度で比較すると,DBD 脱 硝法は Thermal 脱硝よりも Temperature Window が低温側に約 150°C に拡大したと言える。

3.2. 改質 NH3の化学組成

次に NH₃ 改質で生成する安定化学種を明らかにするため, DBD 反応器入出口の化学組成を測定した。

Fig.3 に改質アンモニア組成測定装置を示す。DBD 反応器出 ロに、キャピラリーTCD ガスクロマトグラフ(Agilent 3000A) を接続し H₂, N₂ 濃度を測定した。また、光音響式 FT-IR (GASERA F10)で NH₃ 濃度を測定し、その他の化学種につい ては四重極形質量分析計(SRS Inc., QMS200)を用いて測定した。



Fig. 3. Experimental setup to measure chemical composition at DBD reactor exit.

Fig.4 に Ex.1 の条件における DBD 反応器出口のガス組成 を NH₃からの転換率として示す。転換率は(1)式の巨視的な NH₃分解反応をもとに, H₂および N₂の転換率をそれぞれ(2), (3)式で求めた。

$\mathrm{NH}_3 + \mathrm{e}^- \rightarrow 1.5\mathrm{H}_2 + 0.5\mathrm{N}_2$	(1)
$C_{\rm H2} = [{\rm H}_2]/(1.5 \times [{\rm NH}_3]_{\rm I} \times D_{\rm NH3})$	(2)
$C_{\rm N2} = [N_2]/(0.5 \times [\rm NH_3]_I \times D_{\rm NH3})$	(3)



Fig. 4. Chemical composition of excited ammonia at the DBD reactor exit.

ここで[NH₃]_Iは DBD 反応器入口の NH₃濃度[ppm], [H₂], [N₂]はそれぞれ DBD 反応器出口の H₂ 濃度[ppm], N₂ 濃度 [ppm], D_{NH3}は DBD 反応器入出口の NH₃濃度から求まる NH₃ 分解率[-]である。

Fig.4 から明らかなように, NH₃ 改質で生成する主な化学 種は H₂ であることが確認された。

Lyon ら⁽⁴⁾は, Thermal 脱硝において H_2 を添加すると Temperature Window が約 150°C 低温側にシフトすることを 示した。これより, DBD 脱硝法における Temperature Window の低温側への拡大は, H_2 が強く関与していると考えられる。

3.3. 脱硝に及ぼす H₂の影響

 NH_3 改質で生成する安定化学種は主に H_2 であることが明ら かとなった。そこで、Fig.4 で得られた各印加電圧の $NH_3/H_2//Ar$ 組成のガスを調整、直接混合室に投入し改質アンモニア脱硝法 との脱硝特性を比較した (Ex.2)。結果を Fig.5 に示す。 $NH_3/H_2/Ar$ 直接投入の結果は、対応した印加電圧の値にプロットしてある。 ここで O_2 濃度 8.3%、 NH_3/NO モル比 1.5 とした。

反応温度 750℃においては改質アンモニア, NH₃/H₂/Ar 直接 投入ともに 3.5kV で脱硝率は最大となり, その後印加電圧の増 加に伴い脱硝率は低下した。650℃でも 10kV 付近をピークに 脱硝率が下がる傾向が改質アンモニア, NH₃/H₂/Ar 直接投入ど ちらともに見られた。すなわち, H₂が脱硝 Temperature window の低温側への拡大の効果をもつと同時に, 脱硝率の向上にも寄 与していることが明らかとなった。



Fig. 5. Comparison of DeNOx performances between DBD and $NH_3/H_2/Ar$ gas.

3.4. DBD 改質アンモニア脱硝法の反応メカニズム

DBD 改質アンモニア脱硝法の反応メカニズムを解明する ため,脱硝の素反応計算に Miller & Bowman のモデルを用い て,改質アンモニア脱硝反応について素反応計算を行った。 計算には,汎用の化学反応機構解析ソフトウェアである CHEMKIN-PRO を使用した。反応器モデルにはプラグフロ ーリアクター(PFR)を用い,初期条件として NO, N₂, O₂ (モ デルガス), NH₃, H₂, Ar (改質アンモニア) 化学種の濃度 を与えた。

Fig.6 は,脱硝計算結果を Fig.5 の反応温度 750[°]Cの実験結 果と比較したものである。計算結果は改質アンモニア脱硝 および NH₃/H₂/Ar 直接投入脱硝を同じ挙動と示しており, H₂が Temperature window の拡大に寄与していることがシミ ュレーションからも明らかになった。



Fig. 5. Simulation result of NOx removal by elemental chemical kinetics

5. 結言

大気圧プラズマ(DBD)を用いて NH₃ガスを改質し,それを排ガスに吹き込む無触媒脱硝法(DBD 脱硝法)の実用 特性を評価することを目的に,DBD 反応器出口の化学組成 を調べ,以下の結論を得た。

(1) DBD 脱硝法では 600° C 以上で脱硝反応が開始し,反応温度 に比例するように脱硝率は増加した. 600° C -850° C の範囲で, Thermal 脱硝法も高い脱硝率を示した。DBD 脱硝法は Thermal 脱硝よりも Temperature Window が低温側に約 150°C に拡大した。 (3) DBD 反応器出口の改質 NH₃の主成分は H₂ であることが明 らかとなった。

(4) H_2 は Temperature window の低温側拡大の効果をもち, さら に脱硝率の向上にも寄与していることが明らかとなった。

献

文

- (1) Lyon R.K., US. Patent 3900554, 1975.
- (2) Kambara, S., Kumano, Y., Moritomi, H., Nagao, I., Yamamoto, K., Yukimura, K., Maruyama, T., *Japan Journal Applied Physics*, 44, (2005) 1427.
- (3) Kambara, S., Kumano, Y., Yukimura, K., *IEEE Transaction on Dielectrics and Electrical Insulation*, 16, (2009) 778.
- (4) Lyon, R. K., Hardy, J. E., Industrial & Engineering Chemistry Fundamentals, 25, (1986) 19.