320 大気圧プラズマで励起したアンモニアの酸化特性

Oxidation Characteristics of Ammonia Excited by Atmospheric Pressure Plasma

○学	早川	幸男(岐阜大)	Æ	神原	信志	(岐阜大)
正	増井	芽 (アクトリー)	Æ	隈部	和弘	(岐阜大)
正	守富	寛(岐阜大)				

Yukio HAYAKAWA, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu. Shinji KAMBARA, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu. Megumi MASUI, Actree Co., Ltd., 375 Hakusan, Ishikawa Kazuhiro KUMABE, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu. Hiroshi MORITOMI, Gifu University, 1-1 Yanagido, Gifu.

A unique SNCR system by excited ammonia injection using an intermittent dielectric barrier discharge (DBD) has been developed to remove NOx from an incinerator. However, the NOx reduction mechanisms are not elucidated so far. In this paper, nitric oxides formation was investigated in excited NH₃-O₂-N₂ system. Hydrogen concentrations at the plasma reactor and NOx concentrations at the reactor exit were measured to characterize chemical species generated by DBD. Hydrogen concentrations were increased with an increase of the applied voltage and residence time of NH₃/Ar gas mixture in the plasma reactor. In oxidation of excited NH₃, NOx was generated above temperature of 600°C. Behavior of NOx formation in experiments was compared with calculation results by elementary reaction analysis based on Miller & Bowman mechanism.

Key Words: SNCR, Ammonia, Oxidation, NOx formation, Radical injection

1. 緒言

我々はこれまでラジカル連鎖反応を利用したラジカルイ ンジェクション脱硝法の開発を行ってきた¹⁴⁾。アンモニアラ ジカルインジェクション法とは、NH₃を大気圧アルゴンプラ ズマで励起・分解し、NOの除去に有効なアンモニアラジカ ル(NH*i*)を生成させ、それを燃焼排ガスに吹き込むことに より高効率脱硝を行うものである。本脱硝法は、従来のプラ ズマ利用脱硝法のように排ガス全体を励起するのではなく、 脱硝剤のみを励起するため、電力消費量が極めて少なくなる ことに加え、装置が小型で単純なこと、冷却水を必要としな いことなどの実用における利点を有する。

ラジカルインジェクション法では、600℃以上で脱硝反応 が開始し、温度が高いほど低電圧で高脱硝率が得られる特性 を示す。これまで、酸素濃度の影響、NH₃/NO モル比の影響、 プラズマ内アンモニア濃度の影響について実験的に検討し てきたが、その脱硝反応機構を解明するまでには至っていな い。脱硝反応機構を解明するためには、まず、大気圧プラズ マ出口から反応場に供給される化学種の定量的な解明が重 要となる。

本研究では、大気圧プラズマ内で NH_3 が励起・分解される と、 N_2H_2 や N_2H_4 , H_2 が生成すると仮定した。そして、これ らを酸化し、NOに転換させることによって N₂H₂や N₂H₄の 生成挙動を把握することを試みた。すなわち、容易に測定可 能な H₂をトレーサーとして、素反応解析を通じてプラズマ出 口の化学種を推定することを試みた。

本報告では、プラズマの印加電圧とプラズマ内 NH₃/Ar 混 合ガスの滞留時間を変化させ、プラズマ出口ガス中の水素濃 度を測定しながら、それを酸化した時の NO 濃度を追跡した。 これらのデータをもとに素反応解析を行い、プラズマ出口ガ スの化学種(N₂H₂やN₂H₄)について検討した。

2. 実験装置および実験方法

Fig.1 に実験装置を示す。装置は、酸化ガス(Air/N₂)供給 系、脱硝ガス(NH₃/Ar)供給系、ガス予熱部、プラズマリア クター、ガス混合室、反応部、高電圧パルス電源、NOx/O₂、 N₂O分析装置、H₂濃度測定用ガスクロマトグラフ(マイクロ GC)より構成されている。

プラズマリアクターは石英製円筒二重管構造であり,外筒 外径 61 mm (厚さ t = 2 mm),内筒外径 50 mm (t = 2),長さ 360 mm の石英管であり,ギャップ長 1.5 mm である。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(DBD)に より大気圧プラズマを発生させた。高電圧電極 (SUS316)は 内筒石英管に挿入し,接地電極(SUS316パンチングメタル) は外筒周囲に巻き付けた。接地電極の長さは 360 mm であり, プラズマはこの間で発生する。

脱硝ガスをプラズマリアクターに流し、周波数 10 kHz 一定 のもと印加電圧を 3-15 kV に変化させ、O2濃度を 2.1%また は 8.3%とした酸化ガスに吹き込んだ。プラズマリアクター出 ロのガスの一部をマイクロ GC に導き、水素濃度を測定した。 酸化ガスは予熱ヒーター部で 500℃ に予熱したが、この温度 では脱硝ガスの酸化は起こらない。反応ヒーター部温度を 500-850℃ に変化させ、NOx、N2O の生成濃度を測定した。 脱硝ガス流量は 0.2-0.8 L/min に変化させたが、酸化ガスと 脱硝ガスの合計流量は 3.0 L/min 一定とした。



Fig.1 Schematic diagrams of experimental apparatus.

3. 実験結果および考察

3.1 プラズマリアクターでのH₂生成挙動

Fig.2 は,脱硝ガス NH₃ 濃度を 4840 ppm とし,NH3 流量を 変化させた時のプラズマリアクター出口水素濃度を印加電 圧をパラメータとして示した図である。水素濃度は,脱硝ガ ス流量を増加とともに減少すること,すなわちプラズマリア クター内における脱硝ガス滞留時間が短くなるほど水素濃 度は減少することがわかった。また,印加電圧の増加ととも に水素濃度は増加することがわかった。

水素は,(1)-(3)式のように NH₃が NH₂や NH ラジカルと なる過程で生成すると考えられる。これより, Fig. 2 の結果 は、単位時間, NH₃ 1 モルあたりに投入された電力 (W/mol-NH₃·s)が高くなるほど水素濃度が高くなったと説 明できる。

NH ₃	+	e	\rightarrow	NH	+	H_2	+	e	$\Delta H = 375 \text{ kJ/mol}$	(1)
NH ₃	+	e	\rightarrow	NH ₂	+	Н	+	e	$\Delta H = 539 \text{ kJ/mol}$	(2)

NH₃ + e⁻ → NH + 2H + e⁻ ΔH =828 kJ/mol (3) Fig. 3 は, Fig. 2 の結果を印加電圧と水素濃度の関係として 示した図である。脱硝ガス流量 0.2 L/min に注目すると, 印加 電圧 12 kV 以上で水素濃度が 5800 ppm 程度で一定となるこ とがわかった。これは, (1)-(3)の転換率が, ある投入エネル ギーで飽和することを示している。



Fig. 2. Effect of flow rates of reduction agent (NH_3/Ar) and applied voltages on hydrogen concentration at the plasma reactor exit.



Fig. 3. Variation of hydrogen concentration as a function of a pplied voltages.

3.2 プラズマ励起NH₃の酸化実験

Fig.4は、印加電圧3.5-12 kV でNH₃をプラズマで励起し、 その励起ガスを反応温度500-800°C で酸化した時のNO生成 濃度の変化である。ここでプラズマリアクターに供給した NH₃濃度は791 ppm、酸素濃度は8.3%である。図中にはプラ ズマ励起しない場合(印加電圧0 kV)のデータもプロットし てある。この実験では、NHi ラジカルが生成するほど、NO 濃度が増加する傾向になるものと推定している。 Fig.4を見ると、NOは650℃以上で生成すること、印加電 圧を変化させると、ある印加電圧でNO生成濃度は最大とな ること、温度が高いほど最大NO濃度を示す印加電圧は低く なることがわかる。これらの挙動は、励起アンモニア(NHi ラジカルやN₂H₄, N₂H₂)の酸化によるNO生成反応と、励起 アンモニアと水素によるNO還元反応が逐次並列的に起こっ ている結果と考えられる。

Fig. 5 にはラジカルインジェクション法による脱硝特性⁽⁴⁾ を示すが、ある印加電圧で脱硝率は最大値を示すこと、温度 が高いほど最大脱硝率を示す印加電圧は低くなっている。こ の現象は、Fug. 4 で示した NO 生成挙動とほぼ一致すること がわかった。言い換えると、Fig 4 で最大 NO 濃度を示す条件 がラジカルインジェクション法で最大脱硝率を示す条件で ある。したがって、Fig. 4 の反応機構を検討することによっ て、Fig. 5 の脱硝反応機構も説明できると考えられる。



Fig.4. Characteristics of NO formation in oxidation of excited ammonia by DBD.



Fig. 5. Characteristics of NO removal by radical injection.

4. 励起アンモニアの酸化機構の検討

NO 生成の素反応計算には Miller & Bowman の NOx 生成還 元メカニズムを用いて,励起 NH₃の酸化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 N₂, O₂、NH₃、H₂、NH 化学種の濃度を与えた。NH 化学種は(4) -(6)式により生成する N₂H₄ と N₂H₂を想定し、実験で得られ た水素濃度から各々の濃度を推定した。

$2NH_3 \rightarrow 2N_2H_4 + H_2$	(4)
$4NH_3 \rightarrow N_2H_4 + N_2H_2 + 3H_2$	(5)
$2NH_3 \rightarrow N_2H_2 + 2H_2$	(6)

Fig.6 は,(4)-(6)の反応を仮定した時の反応温度による NOx 生成濃度の計算結果である。図中には,比較のため実験 結果もプロットした。(6)式を仮定し,NH 化学種が N₂H₂のみ とした場合,NO は生成しないことが計算された。また,(4),(5) 式を仮定すると,N₂H₄が占める割合が高いほど NO 生成量が 増加することが計算された。今回の仮定では,実験結果を完 全にシミュレートできなかったが,水素をトレーサーとした 励起アンモニアの酸化実験は、ラジカルインジェクション法 での脱硝メカニズム解明の一歩と言える。



Fig.6. Comparison between elemental reaction analysis and experimental results.

参考文献

- K. Yukimura, K. Kawamura, T. Hiramatsu, H. Murakami, S. Kambara, H. Moritomi and T. Yamashita: *Thin Solid Film*, 515 (2007) 4278.
- K. Yukimura, T. Hiramatsu, H. Murakami, S. Kambara, H. Moritomi, T. Yamashita, *IEEE Trans. of Plasma Sci.*, 34 (2006) 235.
- K. Yukimura, K. Kawamura, S. Kambara, H. Moritomi, T. Yamashita: *IEEE Trans. of Plasma Sci.*, 33 (2006) 763.
- S. Kambara, Y. Kumano, H. Moritomi, I. Nagao, K. Yam amoto, K. Yukimura, T. Maruyama; *Jpn. J. Appl. Phys.*, 44, Part I (2005) 1427.