硝酸汚染地下水の触媒法浄化技術の開発

地球環境科学研究科 物質環境科学専攻 博士課程3年 三上 一行(指導教官:奥原 敏夫)

1. 背景・目的

近年、世界規模で硝酸イオン(NO3)による水質汚染問題が顕在化してきた。NO3は、主に集約的な 食糧生産に伴う大量の窒素肥料の施肥や家畜糞尿の排出、また、大量に排出される生活排水や化学工 業(硝酸やポリウレタン製造)廃水などによってもたらされる。NO3は人体内で亜硝酸に変化し、発 ガン性物質であるニトロソアミンに変化する可能性があることや、メトヘモグロビン血症を引き起こ し、新生児の"blue baby syndrome"の原因となることが指摘されている。ヨーロッパではすでに多く の死亡例が報告されている。日本では1999年の環境庁告示により硝酸性窒素と亜硝酸性窒素の合計が N 原子ベースで 10 mg/l 以下に規制されているが、欧米ではこの程度の濃度でも乳幼児への影響が報 告されており、この値は十分な安全率が見込まれてはいないことを注意すべきである。農地への施肥 や家畜の屎尿などが汚染原因となるため家畜の多い北海道では問題が顕在化している。最近の新聞報 道によれば北見の井戸の NO-濃度が危険範囲に入っており、注意が喚起された。以上のような現状か ら早急な対応が迫られている。現在、飲用水の浄水施設ではイオン交換法や電気透析法などの物理化 学的な方法による除去が始まっているが、コストや高濃度 NO3 廃水の二次処理が必要である等の問題 を抱えている。また、廃水処理においては生物処理法が稼働しているが、処理空間速度が一時間、重 量あたりで一桁以下であり各地区での大量の汚染水の処理には限界がある。また、操作が煩雑などの 問題点が指摘されている。本研究は、安全性、経済性および操作性などで有利であり、原理的には無 限に向上できる固体触媒法により、以下の式で表される反応を促進し、超高速で NO₃を除去するシス テムの構築を目的としている。

$2 \operatorname{NO}_3^- + 5 \operatorname{H}_2 \rightarrow \operatorname{N}_2 + 4 \operatorname{H}_2 \operatorname{O} + 2 \operatorname{OH}^-$	(1-1)
$2 \text{ NO}_3^- + 8 \text{ H}_2 \rightarrow 2 \text{NH}_3 + 4 \text{ H}_2\text{O} + 2 \text{ OH}^-$	(1-2)

固体触媒による NO₃ 還元除去は新しい排水の処理技術として注目されるが、まだ研究段階のものが 多い。殆どの触媒で、溶解、選択性などが実用化に向けて解決すべき問題点となっている。中でも Pd-Cu 合金は NO₃ 還元に高い活性を示す触媒として注目を集めている。この Pd-Cu 合金は単独金属の Pd お よび Cu では、NO₃ の転化率はどちらも数%と低いにもかかわらず、Pd と Cu の両方の金属を担持する ことにより NO₃ 還元活性が著しく向上するユニークな特徴を持つ。しかし、NO₃ 還元反応では pH が 低い方がアンモニアの副成が抑制され反応条件としては有利であるが、これまで多くの研究で用いら れている Al₂O₃ 担体では、このような条件では Pd、Cu ともに激しく溶出してしまうことが大きな問 題であった。そこで各種担持 Pd-Cu 触媒での NO₃ 還元活性と反応中の金属溶解量を調べたところ、 AC は活性や N₂ 選択性が高いだけでなく金属成分の溶出も見られないことを見出した。

近年この他にも NO3 の還元に有効な触媒が発見され注目されているが、いずれも Pd や Pt などの貴 金属をベースとしたものであり、経済性を考慮すると貴金属を以外の金属による新規な触媒の開発が 必要とされる。また、現状では活性の面でも十分でない。高濃度かつ大量に排出される工業廃水対象 とした場合、特に安価で高速に処理することができる触媒が要求される。ここでは安価で貴金属以外 の新しい触媒として、種々の微粒子金属触媒を用いた水中の NO3 還元反応について研究を行った。 2. 実験

2.1 触媒調製

微粒子金属触媒は、金属-Al 合金(金属 = Ni、Co、Cu、Fe: 50 wt%、Al: 50 wt%、キシダ化学製) を 25 %NaOH 水溶液で 94 2h 処理し脱 Al して得た。活性が高かった Ni の懸濁液に第二金属を添加 (1 wt%)して複合化した。

Pd-Cu/AC は活性炭 (AC; Wako, 1155 m²/g)を担体とし、PdCl₂と Cu(NO₃)₂から逐次含浸法で調製した。Pd および Cu の担持量は 5wt%と 0.6wt%とした。

2.2 NO3 還元反応

反応は気液常圧流通式反応装置を用い、60、200 ppmNO₃⁻溶液(Na 塩より調製) H₂ 流速 84 cm³/h の条件で行った。出口液中の NO₃⁻、NO₂⁻、NH₃ は FIA により、気相 N₂、N₂O は GC により定量した。 反応速度は転化率の接触時間依存性から、選択性は転化率 100%で求めた。

2.3 触媒のキャラクタリゼーション

微粒子 Ni は、空気に曝すと速やかに酸化されるため、N2吸着測定および XPS 測定では試料を He 雰囲気下で乾燥し、N2雰囲気下で試料管あるいは XPS 測定台にセットして行った。XRD は、試料板 にマイラー膜をかぶせることによって試料の乾燥を防いで測定した。

3. 結果

安価で貴金属以外の新しい触媒として、種々の微粒子触媒 を用いた水中の NO₃⁻還元反応について研究を行った結果(図 1)、活性の序列は Cu < Fe < Co < Ni であり、中でも Ni は液 空間速度(LHSV)=133 h⁻¹の条件下で少なくとも70時間100% 転化率を持続することが分かった。窒素吸着測定により、微 粒子 Ni の表面積は 58 m²・g⁻¹と非常に高く、また、細孔構造 解析により平均直径 6.7nm の細孔を有するポーラス材料であ ることが分かった。このような構造の特徴を有することが、 高い NO₃⁻還元活性を示す一つの要因であると考えられる。 LHSV=133 h⁻¹の条件下では高い活性を示した微粒子 Ni であ ったが、より高速の処理条件(LHSV=388 h⁻¹)では、反応開始 直後から活性が徐々に低下した。

この微粒子 Ni 触媒について、定常状態での活性を高めるために第二金属の添加効果を調べた。

まず、卑金属を添加しLHSV=388 h⁻¹という条件で活性を測 定した結果(表1) Ag や Sn、Cu、Cr、Co、Ti の金属の添 加では、定常活性は微粒子 Ni 単独よりも低下した。一方、 Zr、In、W などの金属を添加した場合、定常活性は向上し、 特に Zr を添加すると、100%の転化率を示した。選択性は、 NH3の生成が主であったが、Zr を添加した場合には NO2⁻の副 生が全く見られなかった。図2にZrの添加量と表面積、活性 の関係を示す。0.5 wt%という微量のZr の添加量で最大活性 を示すユニークな挙動が観察された。触媒表面積はZr 添加量 に依らずほぼ一定の値を示した。0.5wt%Zr-Ni の活性は、同 条件での 5wt%Pd-0.6wt%Cu/AC の定常活性が 47%であるこ とを考えると非常に高いことが分かる。この Zr-Ni 触媒は、 貴金属を含まず NO3⁻を効率よく還元処理できる触媒として、 初めて見出された系である。



図 1 微粒子金属触媒の NO₃ 還元活性 (LHSV=133h⁻¹)

表 1. 卑金属添加効果

Second	Conversion	Selectivity ^{c)} /%			
metal ^{a)}	^{b)} / %	NH_3	NO_2^-	N_2	
Zr	100	89.5	0.0	10.5	
In	97.3	99.5	0.5	0.0	
W	53.3	90.0	6.3	3.7	
Co	17.2	43.6	29.0	27.4	
Cr	0.0	-	-	-	
Ag	0.0	-	-	-	
Cu	0.0	-	-	-	
Sn	0.0	-	-	-	
Ti	0.0	-	-	-	
None	22.6	64.6	7.7	27.7	

^{a)} The amounts of second metal: 1 wt%
to Ni except for Zr(0.5 wt%) and In(0.8wt%). LHSV=388 h⁻¹.



表 2. 貴金属添加効果

second	particle	rate ^{b)}	Selectivity ^{c)} /%		
matal ^{a)}	size /nm		N_2	NH ₃	NO ₂ ⁻
none	104	0.3	3.2	96.8	0
Pt	162	2.6	5.9	94.1	0
Pd	162	1.7	8.0	92.0	0
Rh	122	1.2	7.3	92.7	0
Ru	146	0.5	7.5	92.5	0
Ir	122	0.3	4.2	95.8	0
Au	122	0.2	8.0	92.0	0

^{a)} The amounts of second metal: 1 wt% to Ni,

^{b)}mmol•h⁻¹•g⁻¹, ^{c)} N-atom base, NO₃⁻ conversion=100%.

図 2. Zr 担持量と活性の関係

(LHSV=388 h⁻¹)

この延長として、更なる活性の向上のために、微量の貴金属(Pt、Pd、Rh、Ru、Ir、Au)を微粒子 Ni に添加した。貴金属添加処理後の上澄み溶液の ICP を測定したところ、貴金属は全く検出されなかったこ とから、添加した Pt、Pd、Rh、Ru、Ir、Au はすべて Ni 触媒に付着したことが確認された。各試料の反応 速度、選択性および XRD の半値幅から計算した結晶粒子径を表 2 に示した。微粒子 Ni の粒子径は 104nm であったが、貴金属添加処理によって、結晶粒子径は 122~162 にまで増加した。反応速度は、Pt を添加 した場合に最大の値を示した。選択率は貴金属添加によって変化することはなく、NH₃の生成が主であり、 有害な NO₂⁻、N₂O は全く検出されなかった。

Pt添加量による活性の変化は Zr 添加の場合と類似した挙動を示し、1wt%で極大活性を示した。選択性 は、Ptの添加量によって変化することはなかった。アルミナに1wt%の Ptを担持した試料では反応が進行 しないことから、活性点は Ni であり、反応には Pt と Ni の界面が重要であると考えられる。微粒子 Ni へ の1 wt%の Pt 添加までは Pt - Ni 界面が増加するために活性が向上し、それ以上添加量が多いと Pt が活性 な Ni 表面を完全に被覆してしまうため 5wt%では転化率が大きく低下したと推測される。

活性向上の原因を解明するために、触媒表面の酸化状 態を XPS で調べた結果(図3)反応前の試料は微粒子 Ni、1wt%Pt-Niともに Ni⁰と Ni²⁺に帰属されるピークが現 れたことから、反応前は金属および酸化物状態の Ni が共 存していることが分かった。反応後は微粒子 Ni では Ni⁰ ピークがほぼ消失したのに対し、1wt%Pt-Ni では大きく 残っており、Pt を添加した場合、還元された Ni が反応 後も多く存在することが明らかとなった。このことから、 Pt は反応中の Ni の酸化を抑制する役割を果たすことが 示唆された。つまり、Pt 上で H₂が解離し、近傍の Ni 上 に吸着している酸素を水として除去し、再び活性な Ni サイトを生成すると考えられる。また、Zr を添加した場 合も、反応後でも金属状態の Ni が多く存在していたとい う XPS の結果から、Zr は卑金属にもかかわらず Ni の酸 化を抑制する役割を果たすと考えられる。

また、反応前後の試料を窒素吸着測定した結果(図4) Ni と 0.5 wt.%Zr-Ni ともに反応前は 4.6nm がピークとな る細孔分布を示し、表面積も約 60 m²・g⁻¹ で同程度だった。



スペクトル(反応前:a, b, 反応:後 c, d)

LHSV=340 h⁻¹ で 24 h NO₃⁻還元反応した後の Ni、0.5 wt.%Zr-Ni の細孔分布のピークは 3.6nm、8.8nm に、比 表面積は 12.1 m²・g⁻¹ と 43.4 m²・g⁻¹ にそれぞれ変化した。つまり、Ni は NO₃⁻還元反応によって細孔と表面 積が小さくなっているのに対し、0.5 wt.%Zr-Ni は表面積の低下が小さく、細孔は大きく保たれていること を示しており、これも Zr 添加による活性向上の一因であると考えられる。1wt%Pt-Ni の場合は、反応後の 表面積は微粒子 Ni とかわらず、表面積と活性の相関は小さかった。



図 5 に 0.5 wt%Zr-Ni, 1wt%Pt-Ni 触媒の LHSV 依存性を示した。微粒子 Ni 単独では、LHSV=150h⁻¹ 付近 から急激に活性が低下しているのに対し、0.5 wt%Zr-Ni は約 400h⁻¹ まで、1wt%Pt を添加した試料は LHSV=800h⁻¹程度まで 100%の転化率を示した。また、1wt%Pt-Ni の場合、水素流量を 1.5 cm³/min から 50 cm³/min に上げることによって 100%転化率を示す最大 LHSV は 1800 h⁻¹までに向上した。1wt%Pt-Ni の高 転化率領域における活性は、同条件で測定した Pd-Cu/AC の 50 倍以上である。また、従来の生物処理法は 一桁以下の LHSV で処理が行われており、1wt%Pt-Ni の活性はきわめて高いと言える。

1wt%Pt-Niを用いて NO₃ 還元の速度論的検討を行った。NO₃ 濃度および水素圧と反応速度の対数プロットの傾きから、NO₃ 濃度に対して 0.7 次、水素圧に対して 0.8 次の反応次数が得られた (RNO₃ = kNO₃ · [NO₃]^{0.7} · PH₂^{0.8})。NO₃ -濃度に対する反応次数は大きく、1wt%Pt-Ni は高濃度の NO₃ を効率よく還元できる触媒であることが分かった。5000 ppm という高濃度 NO₃ での反応では、LHSV=388 h⁻¹ で約 93%の高転化率を少なくとも 50 時間継続した。このことから、1 wt%Pt-Ni は高濃度 NO₃ を含む工業廃水の高速処理に適用できる可能性が示された。後段でのばっき等によるアンモニア処理との組み合わせにより実用化が可能と考えられる (図 6)。



図 6 NO₃ 除去システム