

新日鉄正員 ○ 森田晶久  
東北大学 フ 佐藤敦久  
日本鍛道 フ 泉秀俊

1.はじめに 近年、わが国の水域の汚染が進行して、深刻な富栄養化問題が起きていている。一般に富栄養化的制限要因は窒素とリンである。本研究は、水中の窒素化合物の中でも特に有害な  $\text{NH}_4\text{-N}$  の除去を、選択的なイオン交換能を持つセオライトにより行い、セオライトの再生によつて生ずる再生排水の処理を、特殊な微生物による硝化・脱窒によって行つたものである。特に微生物による硝化機構に検討を加えて、若干の知見を得たので報告する。その処理システムの概略を図-1に示す。

2.硝化菌について 本研究に使用した硝化菌は仙台市近郊の海岸に自生していたものを採取してきて、実験室内で培養しているものである。付着性の微生物で培地中には浮遊しないようである。現在、粒径2~3mmの砂利に付着して培養下れつてゐる。なお、ガラスには付着しないことが確認されている。元來、海水性のものであるから、培地の塩類濃度は海水の水質に近づけてあり、重金属等についてはセオライトに濃縮され、かつ再生で溶出する濃度を参考にしていて。したがつて、培地は0.44NのNaClをはじめ、 $\text{Na}_2\text{CO}_3$ 、 $\text{MgCl}_2$ 、 $\text{CaCl}_2$ などを含んでいる。逆に、培地中に0.1~0.5N程度のNaClが存在しないと活性が衰えて、ついには死滅してしまう。実験結果によると、本研究に使用した硝化菌は好気性状態のもとで  $\text{NH}_4\text{-N}$  を  $\text{NO}_2\text{-N}$  まで酸化するが、 $\text{NO}_3\text{-N}$  までは酸化できない。したがつて、*Nitrosomonas*が優占種になつてゐると云ふもやれる。

3.実験方法 まず、回分式実験を行つた。これによつて、pH、水温、負荷などの特性を求めて、その結果に基づいて、次に循環式実験を行つた。それまでの実験装置を図-2、3に示す。原水は、前述の培地中に所定量の  $\text{NH}_4\text{Cl}$  を添加したもの用いた。なお、分析はすべて上水試験方法に準じて行つた。

回分式実験は、硝化槽として内容積1lの褐色ひんを用いて、これに500mlの原水と150gの硝化菌付着石を入れ、エアレーションを行つた。毎日定時に採水後、pHの測定および調整を行い、 $\text{NH}_4\text{-N}$  と  $\text{NO}_2\text{-N}$  の分析を行つた。実験は6ヶ月ある硝化槽のうち比較的小さな  $\text{NH}_4\text{-N}$  がほぼなくなつた時点を終了とした。最終日に1次液量を測定し、 $\text{NO}_3\text{-N}$  を分析した。また、 $\text{NH}_3$  ガストラップ用の  $\text{H}_2\text{SO}_4$  は  $\text{NaOH}$  によつて滴定して、補集した  $\text{NH}_3$  ガス量を求めた。

循環式実験は、1400gの硝化菌付着石を50cmの厚さに充填した内径5cmのカラムへ10lの原水を上向流で導き、その後、原水タンクへ戻す。原水タンクではエアレーションを行い、十分に好気性状態を保つ。毎日定時に採水および調整を行つ。分析項目その他はすべて回分式実験に準ずる。

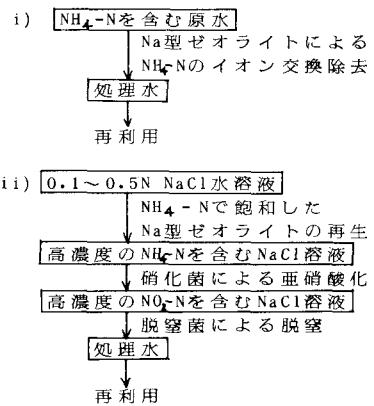


図-1  $\text{NH}_4\text{-N}$  处理 System の Flow Chart

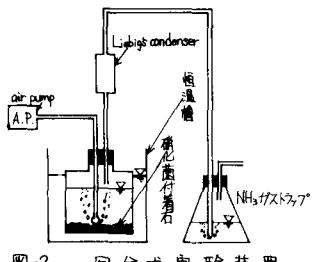


図-2 回分式実験装置

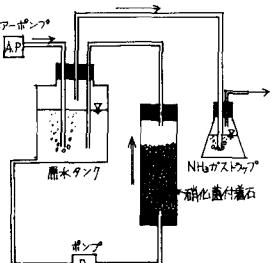


図-3 循環式実験装置

表-1 回分式Run3のN収支

	初日	最終日	累積X100 (%)
No.1	181.0	159.0	87.8
No.2	173.7	158.9	91.5
No.3	175.0	172.6	98.6
No.4	182.6	181.6	99.5
No.5	172.8	179.0	103.6
No.6	176.0	181.3	103.0

4. 実験結果および考察 回分式実験について検討する。表-1にRun3の初日および最終日のN収支を示す。No.1と2がややロスが大きいが、比較的N収支はよれていると考えられる。図-4にRun3のpH、水温、NH<sub>4</sub>-N、NO<sub>2</sub>-Nの変化を示す。図中のNo.1がpH=6.0、No.2が6.5以下、No.6が8.5に対応する。NH<sub>4</sub>-Nが徐々に減少するにつれて、NO<sub>2</sub>-Nが増加する。初日のNH<sub>4</sub>-Nと最終日のNO<sub>2</sub>-Nの差がほぼトラップされたNH<sub>3</sub>ガス量にあたる。表-2は回分式実験の条件および結果をまとめたものである。Run1、2のようにpH調整を行わない、pH=5.8付近に収束してしまう、2、硝化には進まない。これはNH<sub>4</sub>NがNO<sub>2</sub>-Nに酸化される際に、H<sup>+</sup>を放出することからも理解できる。そこで、Run3ではpH調整を行うと図-4のように7日間で硝化が終了した。なお、pH=8.0付近が最適ともいわれる。NH<sub>4</sub>-N負荷については、Run3～5、7を比較すると通常すなわちNH<sub>4</sub>-Nとして385mg/l以上は無理のようである。Run7については行着石が2倍となり、負荷が通常であるから、Run5と同様の結果が得られるものと予想したが、7日間もかかる。T=。こまは行着石の量が多すぎたために、硝化菌が十分に働きかから、下ものと考えられる。水温についてT=。Run3、8～12を比較すると、水温が上昇するにつれて硝化の完了に要する日数は短くなるが、それほど著しい違いはない。しかし、水温が15°C以下では働きかない。

次に循環式実験について検討する。表-3は循環式実験の条件および結果をまとめたものである。Run1～4は流速の影響を、Run5～7は負荷の影響をしたものである。Run1～4は流速がかなり大きいので水温が10°Cと低いが、硝化には進むのではないかと予想したが、硝化には完了しなかった。Run2～4では水温が一定に制御できなかつたので、何とも言えないが、カラム内の硝化菌が好気性に保たれ限り、流速の違いによる影響は少ないとある。Run5～7をみると、回分式実験の結果と同様に負荷としては通常以上は無理のようである。

5. まとめに 硝化を進めるためには、pH調整が必要であり、pH=8.0付近が最も硝化が進む。また、負荷としてはNH<sub>4</sub>-Nとして385mg/l程度まで処理できるが、水温が15°C以上に保つ必要がある。また、カラム方式で硝化を行う場合、前述の条件のもとで好気性状態が保たれ限り、流速の影響は少ないと。

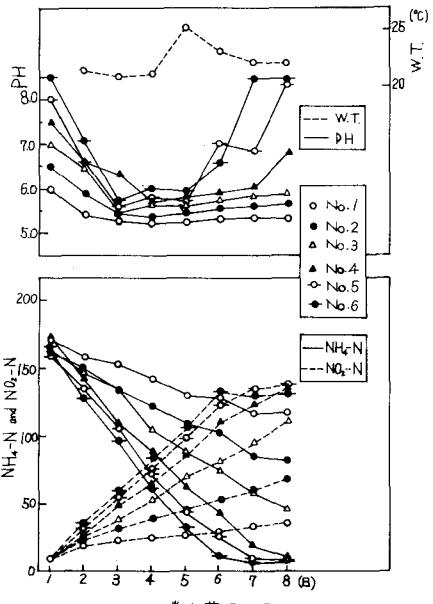


図-4. 硝化菌 Run.3

表-2 回分式実験一覧表

Run	PH	PH調整	WT	負荷	結果	備考
1	5.0～10.0(1.0きざみ)	初期設定	20°C	通常	×	PH=9.0でNH <sub>3</sub> 逃げ出
2	6.0～8.5(0.5きざみ)	"	"	"	×	PH=5.8で収束
3	"	毎日調整	"	"	○	PH=7.5～8.0で7日間で終了
4	"	"	"	2倍	×	
5	"	"	"	1/2	○	PH=7.5～8.0で4日間で終了
6	"	"	30°C	"	○	"
7	"	"	20°C	通常	○	PH=7.5～7日間で終了
8	"	"	40°C	"	○	PH=8.0で5日間で終了
9	"	"	30°C	"	○	PH=8.0で6日間で終了
10	"	"	3°C	"	×	
11	"	"	10°C	"	×	
12	"	"	15°C	"	○	PH=8.5で8日間で終了
13	"	"	30°C	"	—	

③ 行着石はRun7が300g、Run13が0g。他のすべて150g  
負荷が通常は1.471g/l as NH<sub>4</sub>Cl=384.9mg/l as NH<sub>4</sub>-N

表-3 循環式実験一覧表

Run	PH	WT	流速(cm/h)	負荷	結果	備考
1	毎日定時に8.0に調整	10°C	2000	通常	×	12日間で終了せず
2	"	22°C	1500	"	○	5日間で終了
3	"	17°C	1000	"	○	8日間で終了
4	"	20°C	500	"	○	6日間で終了
5	"	"	750	100mg/l	○	3日間で終了
6	"	"	"	200mg/l	○	7日間で終了
7	"	"	"	500mg/l	×	14日間で終了せず

④ 負荷が通常は1.471g/l as NH<sub>4</sub>Cl=384.9mg/l as NH<sub>4</sub>-N