

## VII-56

## 固定床組合せろ材の脱窒特性の研究

日本大学大学院 学生員 ○本田 英生 日本大学 学生員 竹林 融雅  
 日本大学 学生員 福田 友一 山岡工業（株） 山岡 和男  
 日本大学工学部 正会員 西村 孝

## 1. はじめに

閉鎖性水域の富栄養化防止のために、排水中に含まれる窒素・リンを除去する必要がある。

従来の窒素除去方式として、活性汚泥をはじめとする浮遊法があるが、汚泥濃度、汚泥沈降性など維持管理に問題点が多い。

一方、浮遊法に代わる処理方式として固定床を用いた窒素除去方式は、低水温期でも系内に硝化細菌を維持し易く、維持管理が容易であると言われている。しかしながら、固定床方式はろ材の逆洗が避けられない技術である。

一般的に、脱窒槽には本来の機能以外にSSの捕捉率、有機物消費率、脱窒速度の向上、簡易な逆洗などが求められている。

そこで、本研究では脱窒槽に使用するろ材に着目し、浮上ろ材（上層）とリングレース（下層）を組合せた脱窒槽を考案し、比較検討した結果を報告する。

## 2. 実験装置及び実験方法（図-1・表-1参照）

ろ材高さをそれぞれ0.5 mとし、上層には直径4 mmの浮上ろ材を、下層には直径40 mmのリングレース（塩化ビニリデンひも状ろ材）を物理的配置可能最小間隔である3cmピッチに上下両端を固定し充填した。逆洗を考慮した散気装置をろ床直下に、汚泥を貯留するためのホッパーを装置最下部に設けた。逆洗時に浮上ろ材層全体を崩し、ろ材空隙に貯まつた汚泥を効率的に引抜く事を目的とした10 cmのクリアランスを設けた。

原水は人工下水を用い、一般の都市下水を想定してT-N濃度40 mg/lとなるように $\text{NaNO}_3$ 、その他微生物の増殖に必要な無機成分を配合し、炭素源に $\text{CH}_3\text{COONa}$ （以下、酢酸）を用いた。槽内水温は $20 \pm 1^\circ\text{C}$ となるように温度コントロールを行った。

原水は装置最下部から流入し、酢酸は酢酸添加槽から流入させる上向流方式とした。炭素源は、微生物の細胞合成などについて考慮した添加量とした。

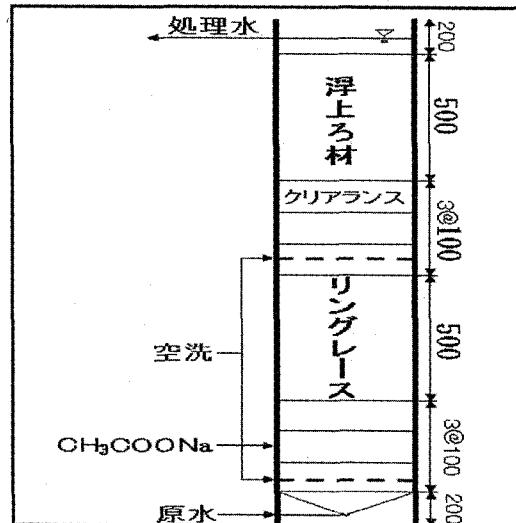


図-1 併用実験装置概略  
表-1 併用実験装置仕様

ろ材	上層		下層
	浮上ろ材	リングレース	
装置寸法 (mm)	$\phi 130 \times 2,000H$		
原水流量 (m <sup>3</sup> /d)	$33.2 \times 10^{-3}$		
ろ材高さ (mm)	500	500	
ろ過面積 (m <sup>2</sup> )	$13.3 \times 10^{-3}$		
反応槽容積 (m <sup>3</sup> )	$13.3 \times 10^{-3}$		
通水速度 (m/d)	2.5		
滞留時間 (hr)	9.6		

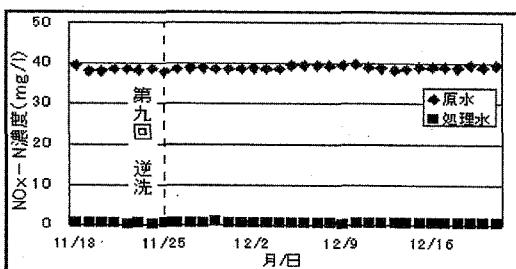


図-2  $\text{NO}_x\text{-N}$ 濃度(併用実験)

### 3. 実験結果及び考察

#### 3.1 経日変化(図-2参照)

原水における $\text{NO}_x\text{-N}$ 濃度は40 mg/lに設定した。処理水 $\text{NO}_x\text{-N}$ 濃度が平均0.4 mg/lとなり、 $\text{NO}_x\text{-N}$ 除去率98%程度で、安定した脱窒が行われていることがわかる。

#### 3.2 平均水質(表-2参照)

併用実験の処理水SS濃度が、他の様式に比べ低くなっている。この事より、固定床縦型硝化脱窒法の脱窒槽に用いた場合、硝化槽に流入するSSを抑制し、逆洗頻度を低下させる事が出来ると思われる。

#### 3.3 脱窒速度(図-3参照)

併用実験では、下層に比較実験と同じ条件でリングレースを用いた事から、比較実験のリングレースと同じ挙動を示すと思われた。しかし、脱窒はろ材高さ25 cmで終了していると判断される。運転開始2か月後で0.24 kg/m<sup>3</sup>·d、5か月後では0.32 kg/m<sup>3</sup>·dの結果が得られた。尚、運転開始9か月後も、0.30 kg/m<sup>3</sup>·dと優れた値が得られた。上下層に分け、別々に逆洗するため、効率的な逆洗が可能になり、多くの表面積が確保できるようになったと思われる。

また、リングレース中央部で脱窒が終了しているため、より高い負荷に対応できると思われる。

#### 3.4 発生汚泥量(図-4参照)

発生汚泥量は、処理水SSと逆洗排水SSの和として求めたものである。5.49 gBOD/dの酢酸を添加し、BOD除去率は95%程度であるため、5.22g除去BOD/d利用された。発生汚泥量は0.03~0.08 kgSS/kg BOD・dとなった。運転開始より4か月間はほぼ同じ発生量だったが、5か月以降では処理水SSの低下が起こった。これは、リングレース全体で脱窒が行われるようになったため、槽内にSSが留まっていると考えられる。8か月以降で処理水SSが増加しているのは、リングレース全体に必要以上の汚泥が付着したため、逆洗により剥離しやすくなったと思われる。また、浮上ろ材槽が浅いため、SS捕捉能力が幾分低く、処理水SSの増加を招いたと思われる。

#### 4.まとめ

併用型脱窒槽は上下層に分け、別々に逆洗するため、効率的な逆洗が可能になり、多くの表面積が確保でき、優れた脱窒速度が得られた。また、処理水SS濃度が他の処理法に比べ低く、脱窒も安定して行う事が出来た。本方式は硝化槽へのSS負荷低減対策として、即ち逆洗防止対策として有効である事が確認された。

表-2 平均水質

水質項目	サンプル	原水	処理水		
			浮上*	リング	併用
水温(°C)		18.3~20.3		20±1	
pH		7.2~7.3	8.4	8.4	8.2
アルカリ度(mg/l)		37.7~39.2	248.5	251.8	252.7
BOD (mg/l)	—	—	—	—	7.9
COD <sub>Cr</sub> (mg/l)	—	—	13.1	21.2	18.0
COD <sub>Mn</sub> (mg/l)	—	—	5.5	8.8	5.5
$\text{NO}_x\text{-N}$ (mg/l)	39.0~40.6	0.5	0.7	0.4	
$\text{NO}_2\text{-N}$ (mg/l)	—	0.1	0.2	0.0	
$\text{NO}_3\text{-N}$ (mg/l)	39.0~40.6	0.4	0.5	0.4	
$\text{PO}_4^{3-}\text{-P}$ (mg/l)	2.3~2.5	1.8	1.8	1.9	
SS(mg/l)	—	4.7	9.8	2.8	

\* 比較実験の浮上ろ材、リングレースは前年度実験。

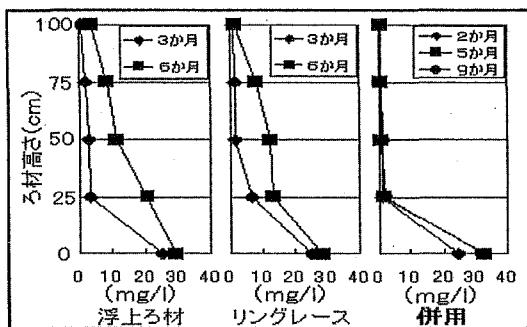


図-3 縦方向水質分析( $\text{NO}_x\text{-N}$ 濃度)

図-4 併用実験発生汚泥量

