## 間欠曝気による曝気洗浄を行った際の中空糸膜モジュール内部の液相流速の変化

侑介	○秋山	学生会員	東京都市大学
大介	遊佐	学生会員	東京都市大学大学院
岡 裕	長岡	正会員	東京都市大学

## 1. はじめに

従来の下水処理では標準活性汚泥法が多く用いら れていた.この方法は処理水と活性汚泥との分離に は沈殿槽による沈降分離が用いられるが、これは処 理状況によってその処理効率が左右されることがあ り、安定した処理が行えないことが多くあった.<sup>1)</sup>

そこで近年ではこのような課題を解決した技術と して膜を通したろ過で汚泥と処理水を分離する膜分 離活性汚泥法(MBR)の導入が進んでいる.この膜 分離活性汚泥法は,沈殿槽が不要なため設置面積が 小さく、省スペースで透明感のある良好な処理水が 得られるという利点があげられる.一方で,膜を用い た水処理にはファウリングが伴い,透過流速が低下 する.この現象は膜ろ過を行う上で回避できない現 象であり,解消するためには曝気による抑制や薬品 による洗浄が必要となるが,ランニングコストがか かることや薬品洗浄による膜の品質低下が問題とし てあげられる.

そこで、このような課題を解決する有用なツール として中空糸膜に注目が集まっている.中空糸膜は 膜面積が広くモジュールがコンパクトであり、膜の 補修、曝気や薬品による洗浄が可能であり、効率の良 い運転を行うことが可能である.しかし、中空糸膜に は数年間使用し続けると中空糸間に汚泥が堆積する という欠点が存在する.ゆえに、長所を生かしつつ欠 点を補える最適な運用方法の実行が必要なのである.

こういった社会背景や問題点をふまえて本研究で は、膜分離活性汚泥法におけるランニングコストの 増加や膜品質の低下を防ぐために、実スケールの浸 漬型中空糸膜モジュールを使用し、ファウリングの 緩和に最適な曝気方法を見極めることを目的とする. ここでいう最適な曝気方法とは、広範囲で大きい流 速を得ていること、また膜通過後の流速が大きいこ とを基準として判断する. さらに、省スペースで多く の処理水を得るために膜槽のコンパクト化の検討を

キーワード MBR ファウリング抑制 PTV 解析 中空糸膜

行う.

#### 2.実験概要

#### 2.1.実験装置

実験装置の正面図を図-1に、側面図を図-2に、上面図を図-3に示す.この装置は容積 1720mm×1000mm×600mmのアクリル水槽にアクリル製の囲いと膜エレメントを設置し、水道水に浸漬させた.また、膜エレメントの下部には散気管、散気管の上部に散気装置を設置している.散気装置の概要については図-4に示す.この装置は一定量のエアが装置内にたまるとエアが放出される仕組みとなっており、気泡径が大きく、多量のエアが放出されるので高い膜洗浄効果が期待されている.



連絡先 〒158-8557 東京都世田谷区玉堤 1-28-1 東京都市大学 TEL: 080-3557-4858 E-mail: g1418001@tcu.ac.jp



#### 2.2.実験条件

本研究の実験条件を表-1に示す.曝気風量は 50L/minとし、モジュールの上部、中部、下部、散 気装置直上の4か所について測定を行う.さらに、 曝気方法は単管のみによる連続曝気と散気口の形が 異なる散気装置 A, Bを用いた間欠曝気の3種類を 行う.図-4に散気装置 A,Bについての上面図、正 面図を示す.また、1700mm×802mm×140mm アク リル囲いを使用し、水の循環する範囲を制限するこ とによって膜槽のコンパクト化の検討を行う.図-5 において、囲いを使用していない条件を現行、アク リル囲いを使用して水の循環する範囲を制限した条 件を改良としている.

ステップ	散気管	膜エレメント	水槽仕切り	曝気風量(L/min)
1-1 1-2	単管	有	現行	50
1-3 1-4	(連続)		改良	50
1-5 1-6	A (間欠)	-	現行	50
1-7 1-8		有	改良	50
1-9 1-10	В	有	現行	50
1-11 1-12	(間欠)		改良	50

表-1:実験条件



図-5:水槽仕切りによるコンパクト化(改良)

## 2.3.実験方法

測定箇所は膜無の条件がエレメントの中心部分, 膜有の条件は2膜の間とした.そして,測定範囲を 装置のフレームを基準に上部,中部,下部,散気装 置直上の4ヶ所とっている.水槽の両側にレーザ ー(G2000カトウ光研)を設置して正面から高速度 カメラ(K4カトウ光研)で約20000フレーム(約40 秒間)の撮影を行った.また,トレーサーの移動量 から流速ベクトルを算出しており,トレーサーには 粒子径75~150μmのダイヤイオン(HP205A505)を約 30g 使用した.

#### 2.4. 解析方法 (PTV 解析)

液相流速の測定には解析ソフト(FlowExpert2D2C カトウ光研)を用いて、PTV(粒子追跡法)を行っ た.PTVとは、ある時間間隔で画像中の各トレー サー粒子の移動を自動的に追跡し、流れ場を計測 する方法である.PTVの利点は、画像相関法に 比べて高い空間解像度の計測ができる点である. 画像相関法では数個から十数個のトレーサー粒子 が含まれる検査領域を設け、検査領域内の粒子像 分布状態を判断基準としているのに対し、PTV では個々の粒子像の移動を求めるため、同じ数密 度の画像であれば数倍から十数倍の空間解像度が 得られる.

撮影前には実際の距離と画像の距離を一致させる ために測定箇所に定規をあて画像をとり,キャリブ レーションを行った.また,解析を行うと主流と明 らかに異なる速度,方向のベクトルを持つ粒子が観 測される.このようなベクトルに関しては,解析前 に除去をおこなった.その際,各座標点を囲む周囲 の8個のベクトルの平均との誤差が速度100%以 上,角度90°以上のものを除去の対象とした.

## 3.実験結果及び考察

表2では、各曝気方法、測定位置において水槽の 大きさを現行から改良に変えたとき液相流速にどの ような変化が出たかを示している.まず、膜通過前の 値は散気装置 A、単管では改良の方が流速が速いが 散気装置 Bでは遅くなっている.一方、膜通過後で はすべての曝気方法において改良の方が流速が遅く なっている.これは、改良の水槽では水の流れが逃げ るスペースがなく、新たに来る流れの妨げになって いるためだと考える.

表 2:各曝気方法・測定条件における液相流速 (mm/s)

	水槽の大きさ	田仁	改良
曝気条件 と測定位置		現1]	
散気装置A	−膜通過前	128.83	150.96
散気装置A	−膜通過後	260.35	236.29
散気装置B	-膜通過前	173.32	159.02
散気装置B	-膜通過後	289.83	253.71
単管−膊	通過前	209.08	266.72
単管−膜通過後		271.68	266.43

図-6・7 は,各曝気方法・水槽の大きさごとの膜通過 前の液相流速と膜通過後の液相流速の比較を示して いる.このグラフから装置の左右,中央どの位置で大 きい流速を得ているのかを知ることができる.今回 グラフに示している流速の値は撮影した 20000 フレ ーム(40 秒間)の平均値を用いている.

まず,図-6から散気装置を用いた間欠曝気では, 装置の左右を比べても液相流速に違いが見えないが、 単管のみによる連続曝気では空気の出る散気口の位 置に影響をうけて液相流速の大きさにバラつきが見 られた.

次に図-7から膜通過後では、膜通過前と比べてど の曝気方法でも液相流速の値が上がっていることが 分かる.また、膜通過前同様に単管による連続曝気で は位置によって液相流速に変動があるのに対して、 散気装置を用いた間欠曝気の方では液相流速の変動 が少ないことが分かる.さらに、装置の中央ほど液相 流速が大きく、端にいくにつれて小さくなることが 分かる.





図-6:膜通過前・曝気風量 50L/min における各条件 の平均液相流速(mm/s)



# 図-7: 膜通過後・曝気風量 50L/min における各条件 の平均液相流速(mm/s)

表-3,図-8には、各条件についてすべての観測点の流速の平均をまとめた結果を示している.

まず,曝気方法について比較すると、単管による連 続曝気が一番速い液相流速となった.さらに,間欠曝 気では水槽の大きさを小さくし改良の大きさとする と液相流速が減少しているのに対して,連続曝気で は増加している.

## 表3:各曝気方法における平均液相流速のまとめ

(mm/s)

曝気方法       水槽の大きさ	散気装置A	散気装置B	単管
現行	194.59	231.57	240.38
改良	193.63	206.37	266.58





(mm/s)

## 4.まとめ

散気装置を用いて間欠曝気,連続曝気の液相流速 の比較を行った結果,以下の知見が得られた.

(1) 水槽の大きさを基準に比較すると,間欠曝気で は装置の大きさを小さくすると液相流速は減少する が,連続曝気では装置の大きさを小さくすると液相 流速は増加する.

(2)平均流速では劣るが,散気口の形が円形な散気装置 B による間欠曝気は,単管による連続曝気に比べてむらなく左右均等に流速を得ている.

## 5.参考文献

1) 松尾機器産業株式会社 2017年12月20日閲覧
http://www.matsuokiki.co.jp/businesslines/haisui/makubunrihaisui/
2) 岡崎稔,谷口良雄,鈴木宏明:よくわかる水処理膜 日
刊工業新聞社 2006年9月25日発行