固定床式嫌気性反応槽の流動特性

Fluid Characteristics in a Fixed-Bed Anaerobic Reactor



The flow pattern in a fixed-bed reactor is very important to clarify existence of dead space and short circuit flow in a reactor. while direct and accurate measurement of flow patterns takes extraodinary manpower to collect the data, a numerical simulation of fluid analysis has been realized by a computer. The simulation by a commercial fluid analytical software "STREAM" demonstrate a good fit to the data obtained from a small pilot scale unit. This report is discribed about the relationship between the void volume ratio and the configuration of reactor, average flow rate and length of weir of a fixed-bed type anaerobic bio reactor.

まえがき

固定床式嫌気性反応槽のフローパターンを知ることは, 処理効率を考えるうえで,槽内のデッドスペースやショー トパスの有無を推定する手段にもなり,装置の設計にとっ て重要であると考えられる。

しかし、反応槽内のフローパターンに関しては、これま で実験的にも、モデル解析的にも必ずしも明確にされてい ない。これは反応槽内に充填材が存在するために物理的に 実測が困難なことによる。

幸い近年のコンピュータの発達により,流体解析に関す る種々のプログラムが開発され,数値シミュレーションが 可能になった。

そこで、今回、当社の固定床式嫌気性反応槽を対象として、流体解析プログラム "STREAM"¹⁾ を用いて、槽内の 流動解析を行った。

その結果小型実験装置により得られたデータと "ST-REAM"を用いた数値シミュレーションの結果から数値 解析は実際のフローパターンを良く表現していることが確 められた。そこで、実装置規模の反応槽内のフローパター ンを数値解析から求め、槽内平均流速・槽形状・越流堰長 さ・充填材充填後の反応槽の空隙率とフローパターンに及 ぼす影響について解析を行ったので、その結果を次に報告 する。

1. 基礎方程式

固定床式嫌気性反応槽内のフローパターンの解析を行う ため,流体質量の保存式と流体運動量の保存式すなわちナ ビエ・ストークスの式を用いて,コンピュタによる数値解 析を行った。

流体質量の保存式		
$\frac{\partial \mathbf{u}_{i}}{\partial \mathbf{x}_{i}} = 0$	())

流体運動量の保存式

$$\frac{\partial u_{i}}{\partial t} + \frac{\partial u_{j}u_{i}}{\partial x_{j}} = - \frac{1}{\rho} \cdot \frac{\partial P}{\partial x_{i}} + \nu \cdot \frac{\partial^{2}u_{i}}{\partial x_{j}\partial x_{i}} + f_{i} \quad (2)$$

(1)(2)式の添字は, Einstain の総和規約に従うものとする。差分化には移流項は上流差分,時間については後退差分とし,計算は半陰解法を用いた。

ここで"STREAM"で計算を行うために必要な項目で ある充填材による抵抗係数は次式²⁾で求めた。

$$Cd=4\cdot f\cdot L/dv$$
 (3)

$$\mathbf{f} = \frac{75}{\text{Rev}} \cdot \frac{(1-\varepsilon)^2}{\varepsilon^8} + 0.875 \cdot \frac{1-\varepsilon}{\varepsilon^8} \tag{4}$$

(1)(2)式を用いて数値解析を行った結果より,あ る流速以下となる部分をデッドスペースと定義し,それが 全体に占める割合を求めた。

またデッドスペースは、平均流速(u), 槽形状(H/D) 越 流堰長さ(D/堰長さ), 充填材 および 付着汚泥による反応 槽内の空隙率(٤0), 充填材形状により影響を受けるものと し,その関係は無次元式で表示される。

$$Vd = \alpha \cdot (Vde)^{a} \cdot \left(\frac{H}{D}\right)^{b} \cdot \left(-\frac{u^{2}}{g \cdot D}\right)^{c} \cdot \left(\frac{D}{B}\right)^{e} \quad (5)$$
$$Vde = 1 - \varepsilon_{0} \quad (6)$$

上式で,反応槽内のデッドスペースすなわち Vdは,数 値解析により求めた流れによるデッドスペースと充填材お よび付着汚泥が槽内に占める割合を足し合わせたものと定 義する。

ここに, x:位置座標(m) u:x方向の流速(m/s) t:時間(s) ρ:流体密度(kg/m³) ν:動粘性係数(m²/s) f_i:体積力(m/s²)



第1図 小型実験装置

Fig. 1 Contiguration of test plant

P:流体の圧力(N/m²)
f:摩擦係数(-)
Rev:レイノルズ数(-)
ε:充填材の空隙率(%)
Vd:デッドスペース容量割合
Vde:充填材および付着汚泥による体積占有率(%)
H:反応槽高さ(m)
Cd:充填材の抵抗係数(-)
D:反応槽径(m)
L:充填層高(m)
B:堰長さ(m)
dv:充填材の相当直径(m)

2. 数値解析結果の実験による確認

小型実験装置を用いて、コンピュータによる数値シミュ レーションを実装置レベルへ適応できるかどうかを確認す るために、実験から得られたデータと数値シミュレーショ ンから得られたフローパターンの比較を行った。

2.1 実験装置及び実験方法

反応槽内の流速分布を調べるために,第1図に示すとおり,355 mm^L×355 mm^W×有効水深389 mm^Dの透明塩ビ 製の小型実験装置を製作した。底部に支持材(径4~7 mm の沪材)200 mm^D充填した。

槽内に何も充填しない場合と充填材(ビオレット65 #) を260 mm^D充填した場合の槽内各点の流速を測定範囲0~ 60 mm/sec サーマル式微流速計(計測技研(株)製)を用 いて測定した。槽内の流れは、アップフローで平均流速U =8.8 mm/sec とした。但し水温は10°Cであった。測定 点は第2図に示す。水平方向の1~16のエリア、a-1~8お よび中央の計25カ所と垂直方向の7カ所の計175カ所の流 速を測定した。

2.2 実験結果と数値シミュレーションの比較

実験結果より求められた 各点の 流速を 更に (1, 4, 13, 16), (2, 3, 5, 6, 8, 9, 12, 14, 15), (6, 7, 10, 11), (a-1, 3, 6, 8), (a-2, 4, 8, 7) および Center の6つのブロックにまとめ て,それぞれのブロックごとに流速を補正した。補正され た流速を用いて,反応槽内に充填材を充填していない場合 のフローパターンを第3図に,また充填材を充填した場合 のフローパターンを第4図に示す。





また小型実験装置と同じ条件の下でコンピュータによる 数値解析を行い槽内のフローパターンを求めた。第5図に 充填材を充填しない場合のフローパターン図を,第6図に 充填材を充填した場合のフローパターン図を示す。特に充 填材のない場合,槽内のフローパターンは,槽底部におい ては流速のバラツキが小さく上部になるに従って流速のバ ラツキが大きくなることから,実測値とシミュレーション 結果とが非常に近似している。このことより,フローパタ ーンを求めるためにコンピュータによる数値シミュレーシ ョンが近似的に適用できると考えた。

数値シミュレーションによるフローパターンの流速分布 の計算例を第7図に示す。流速は平均流速の±30%以内 に多く分布している。今,槽内平均流速の30%以下とな る容量を流れによるデッドスペースと仮定し,全槽容量に 対し何割にあたるかを次に求めることとした。

大型装置(実装置レベル)の数値 シミュレーション

小形装置の結果よりコンピュータを用いた数値シミュレ ーションが適用できることが確認されたので,実装置スケ ールの槽内フローパターンの解析を行い,その結果よりデ ッドスペース容量割合Vdの計算を行った。

またスケールアップした場合の Vd に影響を及ぼす因子 すなわち槽形状 H/D, 平均流速 u(u²/g·D), 堰負荷 D/B 空隙率 \mathfrak{s}_0 について検討を行った。

3.1 計算結果と考察

3.1.1 槽形状 H/D の影響

第1表に空隙率,平均流速,越流堰長一定の条件において槽形状すなわち H/D を変えて計算したVdの値を示す。



	Average Reactor dimension	0.2 m/h	0.5 m/h	1.0 m/h	
	2.5 m ^H /10 m ^{\$}	H/D	20.5 %	20. 3 <i>%</i>	20.5 %
Vd	$5 \text{ m}^{\text{H}}/10 \text{ m}^{\phi}$	H/D	20.5 %	20.4 %	20.5 %
- 	10 m ^H /10 m ^{\$}	H/D	20.5 %	20. 2 %	20. 2 %

Vol. 34 No. 2 (1990/8)

流速分布

0.5

Fig. 7 Distribution of flow velocity

1.0

Partial velocity / Average velocity

1.5

0

第7図

20

Reactor dimensions 5 m^H/5 m^{ϕ} 10 m^H/10 m^{ϕ} 15 m^H/15 m^{ϕ} H/D H/D H/D Average velocity 20.2 % 20.2 % 20.2 % 0.2 m/hVd 0.5 m/h 20.2 % 20.2 % 20.3 % 20.2 % 20.2 % 20.2 % 1.0 m/h

第2表 平均流速の影響 Table 2 Effect of average velocity (ε =0.8const. condition)

第4表 空隙率 ε による影響 Table 4 Effect of void volume ratio

ε	0. 9	0.85	0.8	0.7	0.6	0. 5	0.4	0. 3	0.2
Vd	10.2 %	15.2 %	20.2 %	30.1	% 40.02 %	6 50. 02 %	60.01 %	70.01 %	80.01 %
Vd by flow velocity effec ⁺	0.2 %	0.2 %	0.2 %	0.1	% 0.02 %	6 0.02 %	0.01 %	0.01 %	0.01 %

Condision Average velocity: 1.5 m/h Reactor dimension (H/D): 10 m^H/10 m[#] Trough dimension: Fringe trough only

1.0 m/h 1.0 m/h

15 m^H/

15 m^ø

H/D

20.2 %

20.0 %

 10 m^{H}

10 m¢

H/D

20.2 %

20.1 %

(5)式と**第1表**からべき乗bは0となり、次の式が成り 立つ。

$$Vd = \alpha_1 \cdot \left(\frac{H}{D}\right)^b = \alpha_1 \cdot \left(\frac{H}{D}\right)^0$$
(7)

以上の結果より, 槽形状は Vd に影響しない。

3.1.2 平均流速の影響

第2表に空隙率,槽形状,堰負荷一定の条件において平 均流速uを変えて計算したVdの値を示す。(5)式と第2 表からべき乗cは0となり,下記の式が成り立つ。

$$Vd = \alpha_2 \cdot \left(\frac{u^2}{g \cdot D}\right)^b = \alpha_2 \cdot \left(\frac{u^2}{g \cdot D}\right)^0$$
(8)

以上の結果より, 平均流速0.2~1.0 m/h では Vd に影響しない。

3.1.3 越流堰長の影響

第3表に空隙率,槽形状,平均流速一定の条件において 越流堰長を変えて計算した Vd の値を示す。(5)式と第 3表からべき乗eは0となり,下記の式が成り立つ。

$$Vd = \alpha_3 \cdot \left(\frac{D}{B}\right)^e = \alpha_3 \cdot \left(\frac{D}{B}\right)^0 \qquad (9)$$

以上の結果より、越流堰長は Vd に影響しない。

3.1.4 空隙率の影響

第4表より, 槽形状,平均流速,堰負荷一定の条件におい て空隙率を変えて計算を行い, Vd に対する影響を検討し た結果,空隙率自体が影響する。ここで,槽内の流れによる Vd に及ぼす影響に注目すると,空隙率の減少に伴い平均 流速が増加することによって,むしろ流れによるデッドス ペースは減少する結果となる。しかし,流れによるデッドス ペースの絶対値が空隙率 ∞ から求められる Vde の値に比 較して無視できるほど小さいため,下記の関係が成り立つ

$$Vd = \alpha_4 \cdot (Vde)^a = (Vde)^{1,0} = (1 - \varepsilon_0)^{1,0}$$
(10)

以上の結果より空隙率が直接 Vd に影響を与える因子で

あることが判明した。

第3表 堰長さの影響

Trough dimension

Frige trough

trough

Vd

Average velocity

Fringe trough+Center

Reactor dimensions

(5)~(10) 式より Vd は, 槽形状, 越流堰長および平 均流速には, ほとんど影響されず Vd すなわち(1- ε_0) に比 例することが判明した。以上の関係を次に示す。

Table 3 Effect of weier length ($\varepsilon = 0.8$ const. condition)

1.0 m/h

 5 m^{H}

5 m[¢]

H/D

20.2 %

20.2 %

$$Vd = (Vde)^{1 \cdot 0} \cdot \left(\frac{H}{D}\right)^{0} \cdot \left(\frac{u^{2}}{g \cdot D}\right)^{0} \cdot \left(\frac{D}{B}\right)^{0}$$
$$= (1 - \varepsilon_{0})^{1 \cdot 0} \cdot \left(\frac{H}{D}\right)^{0} \cdot \left(\frac{u^{2}}{g \cdot D}\right)^{0} \cdot \left(\frac{D}{B}\right)^{0}$$
$$= 1 - \varepsilon_{0} \tag{11}$$

ここで, Vd に影響を及ぼす因子を確かめるために求め たフローシート図の代表例を**第8図**(a)~(k)に示す。

第8図(a)~(c)には槽形状の影響を,第8図(d)~(f)には平 均流速の影響を,第8図(g)~(i)には空隙率の影響を求める ためのフローパターン図を,第8図(j),(b)には越流堰長の 影響をそれぞれ示す。ここで,槽内のフローパターンを比 較し易くするために縦軸に全槽高(オーパーフロー位置) H=1となるように h/H (h はある水深を表わす)で表 示した。

むすび

固定床式嫌気性反応槽(ABリアクター)の槽内流動特 性について,実験装置レベルおよび実装置レベルの数値シ ミュレーションの結果から,次のことが確認された。

- 1) デッドスペース 割合は空隙率 ϵ_0 を測定 することによって実用的には $(1-\epsilon_0)$ で代表され、均一流入条件においては槽形状、平均流速、越流堰長にほとんど影響を受けないと考えられる。
- 2) 処理効率に影響を及ぼす主な因子は槽の有効容量と汚 泥保持量であるが,槽の有効容量は槽の大小によって影 響を受けないことが数値 シミュレーションから判明し た。

〔参考文献〕

- 1)(株)ソフトウェアクレイドル
- 2) SABURI ERGUN : FLUID FLOW THROUGH PACKED COLUMNS, Chemical Engineering Progress Vol. 48, No. 2 (1953)



Vol. 34 No. 2 (1990/8)

神鋼パンテツク技報



<u>.</u>

U