

## I-88 流体混合モデルにもとづく沈殿池効率表示に関する考察

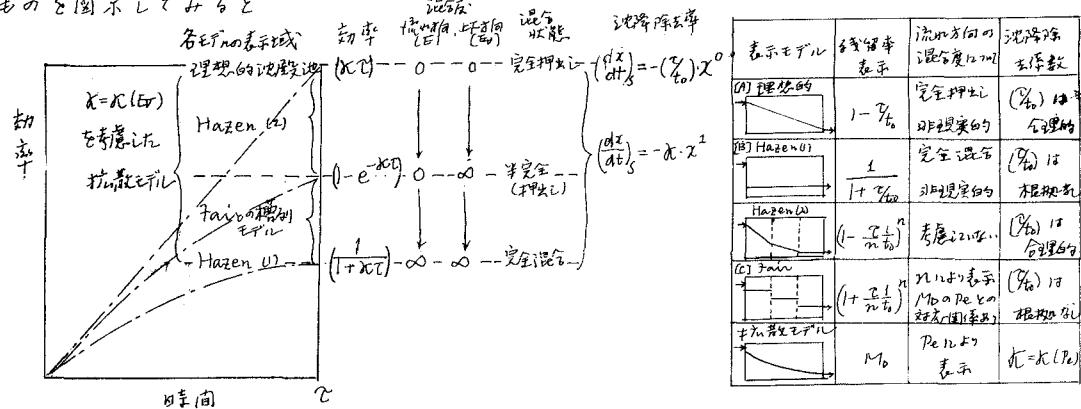
京都大学環境部：(正直) 塙高松武一郎 (正直) 中西英二<sup>0</sup> (学生員) 佐藤正明

### 1) 目的

一般に衛生工学プロセスは大容量であり、又その装置内現象が複雑なるため、その基本的な移動現象に関する限りでも、さらには流動現象に関する限りでも十分な解明がなされない現状である。このことは、ここで取上げた沈殿池についても同様で、従来提案されてくる沈殿池効率のモデル表示をみておればが何らかの問題点を含んでおり、まだ実用的な成果は得られていないようである。したがって本研究の目的は流体混合モデルの立場からこれら諸表示を検討することにより、それらを統一的に解釈すると同時に、その問題点を指摘し、このことから、沈殿池効率の合理的な表示モデルは如何なるものであるべきかが自ら分ることになった。そこで現段階では最も合理的と考えられるモデル表示の一例として、新たに Modify を行なった拡散モデルを示してみた。

### 2) 従来の表示モデルの検討

従来提案されてくる幾つかのモデルを、水理公式集から引用し、それについて検討したものを見示してみると



以上の検討をみると(i)、各の表現による領域が限定され、(ii)沈降除去率表示及び沈降除去率が無性でない。などの不合理の点などが分子。そこでまず沈降除去率  $\xi(\frac{dx}{dt})_s = -K_0 x^2$  すれば(i)の妥当な表現となり  $K_0$  の具えるべき条件は

混合度( $E_r$ )	$0 \rightarrow \infty$
$\eta$	$(\frac{\eta_0}{K_0}) \rightarrow K_0$
$\eta'$	$0 \rightarrow 1$

から(1)式より

$$K_0 = K_0 + (\frac{\eta_0}{K_0})(1 - e^{-B'E_r}) \quad (1)$$

$$\eta' = 1 - e^{-B''E_r} \quad (2)$$

さらに(2)に關しては種々方法が考えられ、今後の研究課題であるが、(2)では取扱えず沈降除去率  $K_0$  及び流れ方向混含度( $E_r$ )の関数として次の様に表示する。

$$K_0 = K_0 + A e^{-B'E_r} \quad (k_0, A, B : \text{const.}) \quad (3)$$

のような Pecllet 数の関数として式のようにおいたのは、 $E_F$ は横方向の混合度  $E$ との間に強い相関があるがあり、 $E_F = f_K(E)$  とみなし、さらに  $K = K(E_F)$  とすれば  $\alpha = \alpha(E)$  となるとして予想の下に検討したものである。

$\alpha$ について  $\gamma=1$  の場合の  $\alpha$  を求れば、基礎方程式を拡散モデルで表示すれば定常状態に対して、

$$\frac{d^2\chi}{d\zeta^2} - P_e \frac{d\chi}{d\zeta} - P_e \cdot \alpha \cdot \chi = 0 \quad (4)$$

となり、境界条件

$$\left(\frac{d\chi}{d\zeta}\right)_{\zeta=0} = P_e (\chi_{\zeta=0} - \chi_I), \quad \left(\frac{d\chi}{d\zeta}\right)_{\zeta=1} = 0$$

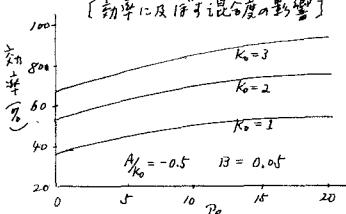
を用いて解くと効率( $EF$ )は容易に次のように表せられる。

$$EF = 1 - \frac{P_e (\alpha - \beta) \cdot e^{\alpha + \beta}}{\alpha^2 e^\alpha - \beta^2 e^\beta} = 1 - M_D \quad (5)$$

$$\text{ここで } \alpha, \beta = \frac{P_e}{2} \left[ 1 \pm \sqrt{1 + \frac{4K}{P_e}} \right], \quad P_e = \frac{u\ell}{E}, \quad t = \frac{\zeta}{\ell}, \quad \text{が無次元数}$$

### 3) 数値解析及びその検証

(3) 式の関係を効率表示式(5)に代入して、数値解析することにより混合度の効率に及ぼす影響を検討した。これをみると分かるように Pecllet 数 12 对し効率は急激に増大するが、これは、滞留時間分布が効率を上昇させる方向にあると同時に  $\alpha$  の値が  $P_e$ と共に増大するためである。



### 4) 結論

- (i) 従来の沈殿池表示モデルの問題点の検討から、その欠陥を指摘し  $t_2 = \infty$ 。
- (ii) (i)の検討の後、それらの欠陥を除いたモデル表示の一例として、 $X = X(E_F)$  を考慮して新しいモデルとしての拡散モデルの提案にあり、この表示の長所は
  - ①、あらゆる混合度領域（完全混合と完全挾出の全域）を表現しうること。
  - ②、解析が容易であること。
  - ③、混合度パラメータ  $E$  (逆混合係数) は実際の対象では容易に測定可能である。
  - ④、連続流矩形沈殿池の流動状態は当然分布系で取扱う方が適当であると考えられる。

一方本解析の問題点は 2 つには、

本角解析の主目的は混合状態の効率に及ぼす影響を検討することにあるため、沈降分離現象は、上述の如く単に  $\alpha$  と  $\beta$  の検討のみで行はれだが、この点は開拓工は今後さらに関象論的で解明の必要があると思われる。