

大阪工業大学 正員 木原 敏

急速3層構造の逆洗浄のメカニズムについては、Fair他最近の報告教授の理論式がある。砂層膨脹の因子としては、報告教授の指摘のように砂粒直径と洗浄速度によって把えられるが、流動化現象においては、逆洗浄における流動粒子の比重と媒体との相対的関係から考慮ではうやねばならぬであろう。

ところに近年、複層3層、3層構成等の影響を受けて、3層材料の粒子構成や、比重密度は、単に天然砂を用いるだけでなく、多様化してゆく傾向にある。

本研究では砂層を粒度、密度の2因子より把えて、これらのパラメータを含み解を求めるようとするものである。

特に砂の浮遊条件と、平衡状態の洗浄媒体の比重補正を加えた。また流動層中の粒子の抵抗係数 C_D と、砂の密度、および $Re_1 = dV/\nu$, $Re_2 = lV/\nu$ の関数として整理を試みた。

1. 逆洗時・流動層媒体見掛け密度

逆洗時の膨脹相の媒体の見掛け密度 $\rho_{\text{見掛け}}$

$$\rho_{\text{見掛け}} = (\rho_w V_w + \rho_s V_s) / (V_w + V_s) = \rho_w \lambda + \rho_s (1 - \lambda)$$

$\therefore \lambda = V_w = \lambda V, \quad V_s = (1 - \lambda) V, \quad \rho_w: \text{水の密度} [\text{kg}/\text{m}^3], \quad \rho_s: \text{砂の密度} [\text{kg}/\text{m}^3]$

λ : 膨脹膨脹時の空隙率、 V : 膨脹相の全体積 [cm^3] V_w : 膨脹相の全体積のうちの水の占める体積 [cm^3]

V_s : 膨脹相の全体積のうち、砂が占める体積 [cm^3]

逆洗時の膨脹相の砂層厚さ l は

$$l(1 - \lambda) = l_0(1 - \lambda_0) \quad \therefore l_0: \text{初期膨脹前の砂層厚さ} [\text{cm}], \quad \lambda_0: \text{膨脹前の砂層空隙率}$$

間隙中の洗浄速度を \bar{g}_* とすると、 $\bar{g}_* = \frac{Q}{A} \cdot \frac{1}{\lambda_0} = \frac{Q}{\lambda_0^2} \quad \therefore \bar{g}: \text{見掛け上の洗浄速度} = \frac{Q}{A}$

$\lambda_A = \lambda^{2/3}$ 面積空隙率。

以上で整理す。

$$\sqrt{\frac{3}{4} \frac{d(\rho_s - \rho_w)}{C_D} \frac{l - l_0(1 - \lambda_0)}{l_0(1 - \lambda_0)(\rho_s - \rho_w) + l\rho_w}} g = \frac{\bar{g}}{\lambda^2}$$

$$l = l_0(1 - \lambda_0) \left(\frac{3}{4} \frac{d}{C_D} \bar{g} \cdot \frac{\bar{g}^2}{\lambda^2} + 1 \right) \left(1 - \frac{\rho_w}{\rho_s - \rho_w} \cdot \frac{3}{4} \frac{d}{C_D} \bar{g} \cdot \frac{\bar{g}^2}{\lambda^2} \right)$$

C_D : 洗浄速度、砂粒子に対するレイルズ数の関数として、以下を実験によって得る。

$$C_D = \frac{\sum \frac{4}{3} \frac{4d^3 \sqrt{\rho_w} g (\rho_s - \rho_w) (l - l_0(1 - \lambda_0))}{3 l_0 (1 - \lambda_0) (\rho_s - \rho_w) + l \rho_w}, \quad Re_1 = \frac{d \sqrt{\rho_w} V}{\nu}, \quad Re_2 = \frac{V}{\nu} \sqrt{d^3 \sqrt{\rho_w} V} \quad (\text{粒子間距離を} \Delta x)$$

$\therefore V$: 膨脹時の砂粒子間距離 [cm]， Δx : 体積形状係数

損失水頭より C_D の算出

$$C_D = \frac{\sum \frac{4}{3} \frac{4d^3 \sqrt{\rho_w} g (\rho_s - \rho_w) (l - l_0(1 - \lambda_0))}{3 l_0 (1 - \lambda_0) (\rho_s - \rho_w) + l \rho_w}}{\bar{g}^2} \quad \left. \right\} \text{f}, \quad l_0(1 - \lambda_0) = l(1 - \lambda)$$

$$H_f / H_e = (\rho_s - \rho_w) (1 - \lambda) / \rho_w$$

$$C_D = 4d^3 \sqrt{\rho_w} g H_f \lambda^{2/3} / \bar{g}^2 (1 - \lambda) (3H_f + H_e)$$

H_f : 膨脹・流動化による損失水頭 [cm]， H_e : 水頭差を Δz 、膨脹厚さ [cm]

$C_o \approx Re$, d, f_s について整理すると式(1)で、次の式を用ひる。

$$C_o = (\alpha d + \beta) Re^{\frac{(\delta d + \eta)(\epsilon P + \pi)}{2}}$$

$\alpha, \beta, R, \delta, \epsilon, \pi$ は実験値、 d は粒径。

	α	β	R	δ	ϵ	π
流動層より粒度分布	4.59×10^6	-3.35×10^3	-6.89	-0.60	1.47×10^2	0.961
損失水頭, 流動層 より粒度分布	4.76×10^6	-3.66×10^3	-0.945	-1.36	2.59×10^2	0.936
平均	4.85×10^6	-3.51×10^3	-3.92	-0.98	2.03×10^2	0.948

凸過砂の構成は一定粒度で構成されていなかった。ある分布をもつてゐる。流動化した砂層は全層均一化して考へることは無理がある。ある Re の範囲で流動は安定してゐるが、ある範囲で越えとすれば不安定となる。砂粒子が浮遊によってマクロ的には沈降速度により、分類されていふとすれば、砂層の粒度構成は流動層として膨脹砂層を幾つかのペリーニーに分けたものである。この研究での実験の規模からでも、流動化に伴う二次流れを認めづけを得ない。比較的小さな粒子が存在する限り、砂層上層より、逸脱粒子数を観測し得ない。それはトネルへの流出にて関連してくる。今回の單一砂層と計算にて1か検討を行つた。以上の問題点が解消する限り、砂粒を平均化しての結果考案では不足である。検討を継ぎ予定である。尚、この研究の実験は園中拓治、長江文男、(いずれも、本年3月まで大阪工業大学学生)の諸君の協力を得た。

附 f_s, λ_0

粒径 [mm]	$f_s [\text{kg/m}^3]$	λ_0
2.00	2.53	0.500
1.68	2.56	0.489
1.19	2.58	0.479
0.84	2.57	0.501
0.59	2.59	0.507
0.42	2.64	0.484
0.297	2.55	0.481

沿性率の f_s, λ_0

粒径 [mm]	$f_s [\text{kg/m}^3]$	λ_0
2.00	1.46	0.540
1.68	1.36	0.487
1.19	1.41	0.540
0.84	1.28	0.533
0.59	1.56	0.516

附、沿性率(粒度) 粒子の形状係数

ϕ_0	$\sqrt[3]{\phi_0}$
砂 A 1.176	1.055
沿性率 1.181	1.057

実験条件	層厚 (cm)	X_0	f_s	ϕ_{30}	ϕ_0	U_c	ϕ_d
砂 A	51.6	0.494	2.58	0.084	0.059	1.51	1.176
砂 B	65.8	0.491	2.58	0.120	0.084	1.52	1.176
沿性率 A	43.4	0.530	1.41	0.120	0.078	1.67	1.181