

下水汚泥の物性と管路輸送について

大阪工業大学 正員 高田巖

1 はじめに

下水汚泥の流動に関する研究は従来より行つて来たが¹⁾、その組成の複雑さと流動特性の特異性のため困難なものとされてゐる。ここでは、従来から用ひられる同心円筒型粘度計を用ひて流動特性を測定した汚泥について加圧流送実験を行ふ流動特性と、流送実験における圧力と流速の関係を求めこれら物理的諸因子について比較検討を行つた。特に汚泥のモリットロピーと流送時にかかる、圧力、流速の関係について考察すると共に、加圧圧力を高くし、従来の実験の場合の約2倍の流速の範囲まで高速にした時、これら下水汚泥の水理学的特性について検討も加えた。

2 実験装置と方法

流動特性の測定に用ひた実験装置は、同心円筒型粘度計を用ひた。内円筒の直径 2.60 cm、長さ 9.53 cm、外円筒内径 3.00 cm、深さ 10.0 cm のものを用ひ、外円筒駆動方式で、その回転速度は 6.25 ~ 96.26 r.p.m の範囲で 8 種類の回転速度を用いた。

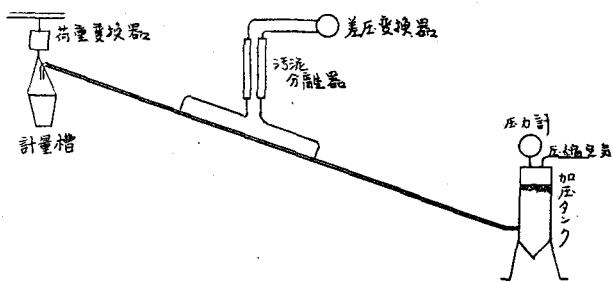
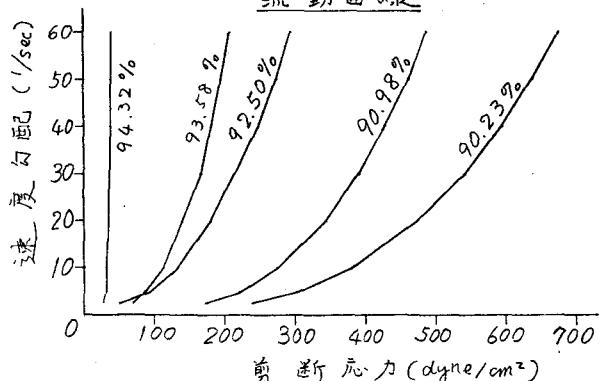
汚泥流送実験に用ひた装置は図-1 に示したよろて、管路（内径 1.25 cm、長さ 5.9 m）、加圧タンク（内容積 15 l、耐圧 20 kg/cm²）、計量槽、汚泥分離器から成つてゐる。差圧測定は、管路途中に 26.8.2 cm 間隔にタップを取り、汚泥分離器を経て差圧変換器に接続して測定を行ひ、流速の測定は、管路上端部にとりつけた計量槽に流入する汚泥の重量を荷重変換器を用ひて測定した。

試料汚泥は、大阪市下水処理場の表-1

| 含水率(%) | K | n |
|--------|--------|--------|
| 90.23 | 180.25 | 0.322 |
| 90.98 | 131.37 | 0.320 |
| 92.50 | 44.73 | 0.461 |
| 93.58 | 50.49 | 0.345 |
| 94.32 | 26.29 | 0.0926 |

$K(g.sec^{-1}/cm)$ n (無次元)

図-1 実験装置略図

図-2 N 下水処理場 生汚泥
流動曲線

生活泥とし、汚泥採取後直ちに 2 mm の篩で篩別、ホルマリンに固定した。汚泥の含水率の調整は、あらかじめ採取汚泥を風乾し含水率を、ほぼ 90% 程度まで低下させたものを最低含水率汚泥とし以後、3 液を加えて 90.2% ~ 94.3% までの 5 種類の汚泥と調整し試料汚泥とした。(表-1 参照)

3 実験結果と考察

各々の含水率の汚泥について流動特性の測定の結果、それも凝塑性流動を示した。(図-2) こゝ流動曲線の結果を用いて凝塑性粘度および構造粘度指数を求めた。(表-1)

一方汚泥のチキットロピー性は、汚泥含水率が 92.5% までは、含水率が低くなる程、大きく表わされるが 93.6% 以上になると、ほとんどチキットロピー性がなくなり、外因筒の回転速度が高い場合にわざわざ、トルクの低下が認められるにすぎなかった。

損失水頭と流速の関係

管路流送実験においては加压タンク内の圧力を初期にそれぞれ、0.5, 1.0, 1.5, 2.0, 2.5 kg/cm² に高めた後管路下端のエップを開き、その上に所定の圧力に保ちながら、流量、差圧の時間変化を求めた。流量は、下端エップを開放直後から一定の値を示しながら低下したが、差圧は複数大きくなりながら一定値になつた。

この関係は、汚泥の含水率に大きく影響を受け、高含水率になると差圧の一一定値にならず、また時間が短かくな

る。測定を行つた流速は 0.3 cm/sec ~ 59.3 cm/sec で、大部分が低流速であった。そのため、損失水頭と平均流速の関係は(図-3) log-log 紙上で 1 つの直線であることが出来た。含水率の高い 93.6% やよし 94.3% の場合には、最初の流速 4.60 cm/sec、後者で 3.00 cm/sec のところに急変部があらわれた。

摩擦損失係数とレイノルズ数との関係

図-3 の結果を利用して摩擦損失係数とレイノルズ数の関係を求めた。(図-4) なほ 3 つめの測定したレイノルズ数は $K_e = D^n u^{n-1} \rho / (8^{n-1} K ((3n+1)/4n)^n)$ とした。

(1) 高田義: 下水汚泥の物理と管路輸送について 第3回年次大会,

図-3

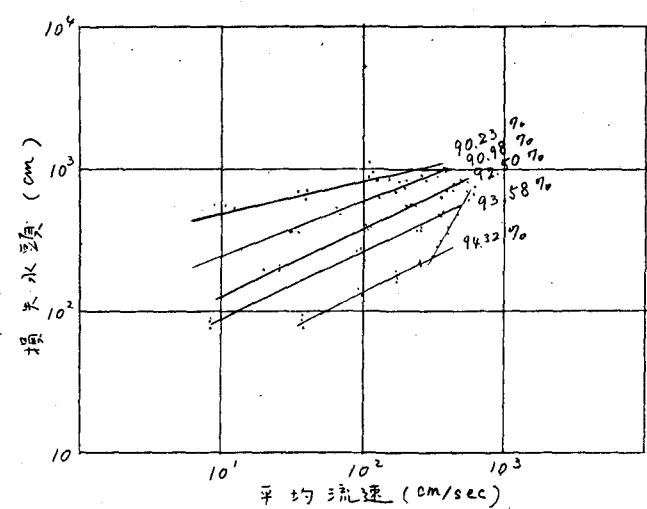


図-4

