匀速区的测量方法

- 1. 使用橡皮筋在容器大致中下部位置划分出数个区域,并测量出每个区域的长度.
- 2. 取一较大小球(根据计算得知较小小球匀速区包含较大小球匀速区),在液面处静止释放,使用秒表测量出小球经过每段区域的时间,并以此计算小球经过每段区域的平均速度.
- 3. 若小球经过每段区域的平均速度一样(在误差允许范围内),则这段区域为匀速区,最上、最下皮筋间距即为匀速区长度;若平均速度不一样,则更改皮筋位置并重复上述步骤。

数据处理

液面高度h的平均值

$$\overline{h} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} h_i = \frac{41.1 + 41.15 + 41.2}{3}$$
cm = 41.15 cm

匀速下降区l的平均值

$$\bar{l} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} l_i = \frac{22.53 + 22.55 + 22.59 + 22.54 + 22.55 + 22.56}{6}$$
cm = 22.55 cm

量筒直径D的平均值

$$\overline{D} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} D_i = \frac{81.34 + 81.38 + 81.4}{3} \,\text{mm} = 81.373 \,\text{mm}$$

温度T的平均值

$$\overline{T} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} T_i = \frac{8.75 + 9.12 + 9.21}{3} \,\mathrm{C}^{\circ} = 9.02 \,\mathrm{C}^{\circ}$$

液体密度 ρ_0 的平均值

$$\overline{\rho_0} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} \rho_{0i} = \frac{0.9620 + 0.9621 + 0.9622}{3} \,\mathrm{g/cm^3} = 0.9621 \,\mathrm{g/cm^3}$$

重力加速度g (查阅资料得)

$$g = 9.7949 \,\mathrm{m/s^2}$$

大球

直径d1的平均值

$$\overline{d_1} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} d_{1i} = \frac{3.968 + 3.97 + 3.97 + 3.978 + 3.979 + 3.977}{6} \,\text{mm} = 3.9737 \,\text{mm}$$

质量 m_1 的平均值

$$\overline{m_1} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} m_{1i} = \frac{0.2569 + 0.2568 + 0.2587 + 0.2594 + 0.2588 + 0.2578}{6} g = 0.2581 g$$

球密度

$$\rho_1 = \frac{3\overline{m_1}}{4\pi \frac{d_1}{2}^3} = \frac{3 \times 0.2581}{4\pi \frac{0.39737}{2}^3} \,\text{g/cm}^3 = 7.8543 \,\text{g/cm}^3$$

下落时间 t_1 的平均值

$$\overline{t_1} = \frac{1}{n} \sum_{i=1}^{n} t_{1i} = \frac{3.12 + 3.19 + 3.17 + 3.12 + 3.1 + 3.19}{6}$$
s = 3.1483 s

下落速度

$$v_1 = \frac{\bar{l}}{\bar{t_1}} = \frac{0.2255}{3.1483} \,\text{m/s} = 0.071625 \,\text{m/s}$$

粘度的零级近似值

$$\eta_{01} = \frac{\overline{d_1}^2 g\left(\frac{\overline{\rho_1}}{18} - \frac{\overline{\rho_0}}{18}\right)}{v_1\left(1 + \frac{2.4\overline{d_1}}{\overline{D}}\right)\left(\frac{1.65\overline{d_1}}{\overline{h}} + 1\right)} = 0.72845 \,\text{Pas}$$

雷诺数

$$Re_1 = \frac{\overline{d_1}\overline{\rho_0}v_1}{\eta_{01}} = 0.37591$$

 $0.1 < Re_1 < 0.5$, 进行一级修正:

粘度

$$\eta_{11} = -\frac{3\overline{d_1}\overline{\rho_0}v_1}{16} + \eta_{01} = 0.6771 \,\text{Pas}$$

中球

同上述计算方法可得:

粘度的零级近似值

$$\eta_{02} = \frac{\overline{d_2}^2 g\left(\frac{\overline{\rho_2}}{18} - \frac{\overline{\rho_0}}{18}\right)}{v_2\left(1 + \frac{2.4\overline{d_2}}{\overline{D}}\right)\left(\frac{1.65\overline{d_2}}{\overline{h}} + 1\right)} = 0.71295 \,\text{Pas}$$

雷诺数

$$Re_2 = \frac{\overline{d_2}\overline{\rho_0}v_2}{\eta_{02}} = 0.27659$$

 $0.1 < Re_1 < 0.5$, 进行一级修正:

粘度

$$\eta_{12} = -\frac{3\overline{d_2}\overline{\rho_0}v_2}{16} + \eta_{02} = 0.67597 \,\text{Pas}$$

小球

同上述计算方法可得:

粘度的零级近似值

$$\eta_{03} = \frac{\overline{d_3}^2 g\left(\frac{\overline{\rho_3}}{18} - \frac{\overline{\rho_0}}{18}\right)}{v_3\left(1 + \frac{2.4\overline{d_3}}{\overline{D}}\right)\left(\frac{1.65\overline{d_3}}{\overline{h}} + 1\right)} = 0.70751 \,\text{Pas}$$

雷诺数

$$Re_3 = \frac{\overline{d_3}\overline{\rho_0}v_3}{\eta_{03}} = 0.1058$$

 $0.1 < Re_1 < 0.5$, 进行一级修正:

粘度

$$\eta_{13} = -\frac{3\overline{d_3}\overline{\rho_0}v_3}{16} + \eta_{03} = 0.69347 \,\text{Pas}$$

思考题

- 1、本实验中可能引起误差的因素有哪些?
- 答: 1.小号球下落速度较慢, 秒表测量通过匀速区时间时容易测不准引起误差。
 - 2.未等液面平静就释放小球,液面晃动得扰动可能引起实验误差。
 - 3.小球释放点离液面较高,导致小球在进入液面时有较大的初速度,引起实验误差。
 - 4.测量时没有让视线与液面刻度线齐平,导致读数误差较大。
- 2、设容器内 N1和 N2之间为匀速下降区,那么对于同样材质但直径较大的球,该区间也是匀速下降区吗?反过来呢?
- 答:根据斯托克斯公式可以得出,在同一液体中(粘度系数不变),体积越大的小球匀速 下降区越长,由此得出,对于直径较大的球,该区间不是匀速下降区,反过来,对于

直径较小的球,该区间仍是匀速下降区。

- 3、什么是雷诺系数?说明其物理意义,结合以上实验,分析其影响。
- 答:流体的流动形态除了与流速有关外,还与管径、流体的粘度、流体的密度这3个因素有关。**雷诺数物理上表示惯性力和粘性力量级的比**,是一个用以判别粘性流体流动状态的无因次数群。**在此实验中**,雷诺数较小时,粘滞力对流场的影响大于惯性,流场中流速的扰动会因粘滞力而衰减,流体流动稳定,为层流;反之,若雷诺数较大时,惯性对流场的影响大于粘滞力,流体流动较不稳定,流速的微小变化容易发展、增强,形成紊乱、不规则的紊流流场。因此可以根据雷诺数对测算出的粘度系数进行修正。
- 4、本实验所采用的测液体粘滞系数的方法是否对一切液体都适用?
- 答:本实验采用的"落球法测粘度系数"并不对所有液体都适用,只适用于一些粘度系数较大的(半)透明液体,如蓖麻油、甘油、变压器油、机油等。