# AULA 7b

Exercícios de Dimensionamento de Centrífuga Tubular



EX5 (Svarovsky, pg254) - Seja a clarificação de uma suspensão de argila (2,64) g/cm³) em água (1 g/cm³) numa centrífuga tubular. Ensaios em unidades de bancada obtiveram um produto clarificado satisfatório na capacidade de 8 cm<sup>3</sup>/s. Determine a capacidade da centrífuga tubular industrial para operar com o mesmo tipo de suspensão. Determinar a vt e o d\*.

#### Dados:

## Centrífuga Piloto (1):

L = 20 cm; R = 2.2 cm; $R_0 = 1.1 \text{ cm}$ ;  $\Omega$  = 20.000 rpm (2094,3 rad/s)

#### **Centrífuga Industrial (2):**

L = 73.4 cm; R = 5.21 cm;  $R_0 = 2,26 \text{ cm}$ ;

A) Encontrando a Capacidade da Centrífuga Industrial

# 1º- Calcular o fator Sigma 1 e 2:

$$\Sigma = \frac{\pi L \left(3R^2 + R_0^2\right) \Omega^2}{2g} \Longrightarrow$$

$$\Sigma_1 = \frac{\pi 20(3 \cdot 2, 2^2 + 1, 1^2) 2094, 3^2}{2 \cdot 980} = 2,21 \cdot 10^6 cm^2$$

 $\Sigma_2 = 2,51 \cdot 10^7 \, cm^2$ 

# 2º- Calcular a Vazão da centrífuga industrial:

$$R_0 = 2,26 \text{ cm};$$
 $\Omega = 15.000 \text{ rpm (1570,8rad/s)}$ 
 $Q_2 = \Sigma_2 \left(\frac{Q}{\Sigma}\right)_1$ 
 $Q_2 = 2,51 \cdot 10^7 \left(\frac{8}{2,21 \cdot 10^6}\right) = 90,8 \frac{cm^3}{s}$ 

EX5 (Svarovsky, pg254) - Seja a clarificação de uma suspensão de argila (2,64) g/cm³) em água (1 g/cm³) numa centrífuga tubular. Ensaios em unidades de bancada obtiveram um produto clarificado satisfatório na capacidade de 8 cm³/s. Determine a capacidade da centrífuga tubular industrial para operar com o mesmo tipo de suspensão. Determinar a vt e o d\*.

#### Dados:

### Centrífuga Piloto (1):

L = 20 cm; R = 2.2 cm; $R_0 = 1.1 \text{ cm}$ ;  $\Omega = 20.000 \text{ rpm } (2094,3 \text{ rad/s})$ 

#### Centrífuga Industrial (2):

L = 73.4 cm; R = 5.21 cm;  $R_0 = 2,26 \text{ cm}$ ;  $\Omega$  = 15.000 rpm (1570,8rad/s) B) Determinando a velocidade terminal

$$Q_1 = 2v_{t50}\Sigma_1$$

$$v_{t50} = \frac{Q_1}{2\Sigma_1}$$

$$v_{t50} = \frac{Q_1}{2\Sigma_1} \qquad v_{t50} = \frac{8}{2 \cdot 2, 21 \cdot 10^6} = 1,81 \cdot 10^{-6} \frac{cm}{s}$$

C) Determinando o diâmetro crítico (d\* ou d50\*)

$$d^* = \left[\frac{18\mu v_t}{(\rho_s - \rho) \cdot g}\right]^{0.5} = \left[\frac{18 \cdot 0.01 \cdot 1.81 \cdot 10^{-6}}{(2.64 - 1) \cdot 980}\right]^{0.5} = 1.42 \cdot 10^{-5} cm = 0.142 \mu m$$

EX6 (Tadini, pg) – Partículas devem ser separadas em uma centrífuga à vazão volumétrica de suspensão de 0,012 m3/s. O diâmetro de corte d\* é de 4 μm e ps=1300 kg/m3. Calcular: i) O valor de sigma, considerando que a densidade e viscosidade do fluido são 998 kg/m3 e 0,001 Pa.s.

ii) Vazão volumétrica se a mesma centrífuga for empregada para separar partículas de 6  $\mu$ m e  $\rho$ s= 1400kg/m3, suspensas em um fluido de 1060 kg/m3 e 0,0014 Pa.s.

#### Dados:

- i) Q = 0.013 m3/s
- $\Omega = 5.000 \text{ rpm}; d^* = 4 \mu m$  $\rho$ s=1300 kg/m3;  $\rho$ =998 kg/m3  $\mu$ =0,001 Pa.s
- ii) Q=? Para mesma centrífuga  $d^* = 6\mu m$ ;  $\rho s = 1400 \text{ kg/m3}$ ;  $\rho$ =1060 kg/m3;  $\mu$ =0,0014 Pa.s

- i) Encontrando Sigma
- Determinando a velocidade terminal

$$v_{t} = \frac{g(\rho_{S} - \rho)d^{*2}}{18\mu} = \frac{980(1, 3 - 0, 998)(0, 0004)^{2}}{18 \cdot 0, 01} = 2,63 \cdot 10^{-4} \frac{cm}{s}$$

Determinando Sigma:

$$\Sigma_1 = \frac{Q_1}{2v_t}$$

$$\Sigma_{1} = \frac{Q_{1}}{2v_{t}} \qquad \Sigma_{1} = \frac{0.012}{2 \cdot 2.63 \cdot 10^{-6}} \left( \frac{m^{3}}{s} \cdot \frac{s}{m} \right) \qquad \Sigma_{1} = 2278.8m^{2}$$

$$\Sigma_1 = 2278, 8m^2$$

EX6 (Tadini, pg285) – Partículas devem ser separadas em uma centrífuga à vazão volumétrica de suspensão de 0,012 m3/s. O diâmetro de corte d\* é de 4 μm e ρs=1300 kg/m³. Calcular: i) O valor de sigma, considerando que a densidade e viscosidade do fluido são 998 kg/m³ e 0,001 Pa.s.

ii) Vazão volumétrica se a mesma centrífuga for empregada para separar partículas de 6  $\mu$ m e  $\rho$ s= 1400kg/m³, suspensas em um fluido de 1060 kg/m³ e 0,0014 Pa.s.

#### Dados:

- i) Q= 0,013 m3/s
- Ω = 5.000 rpm; d\*= 4 μm ρs=1300 kg/m3; ρ=998 kg/m3 μ=0,001 Pa.s
- ii) Q=? Para mesma centrífuga d\*=  $6\mu$ m;  $\rho$ s=1400 kg/m3;  $\rho$ =1060 kg/m3;  $\mu$ =0,0014 Pa.s

- ii) Encontrando novo Q
- Determinando a velocidade terminal da partícula 2

$$v_{t} = \frac{g(\rho_{S} - \rho)d^{*2}}{18\mu} = \frac{980(1, 4 - 1, 06)(0, 0006)^{2}}{18 \cdot 0, 014} = 4,765 \cdot 10^{-4} \frac{cm}{s}$$

Determinando Q para Sigma=2278,8 m²:

$$Q_2 = 2v_t \Sigma_2$$
  $Q_2 = 2 \cdot 4,765 \cdot 10^{-6} \cdot 2278, 8 \left(\frac{m}{s} \cdot m^2\right) = 0,022 \frac{m^3}{s}$