

-2024-

Lista de presença  
distribuir lista 4

- Cálculo de condutâncias } ARMADILHAS  
COTOVELO
- Sistemas de Vácuo

Fontes de Gases

Permeação  
Difusão de gases  
Evaporação/Vaporização  
Desorção térmica  
Adsorção química  
Superfícies reais

Cálculo de Condutâncias

Dushman

$$Z_{total} = Z_0 + Z_{tubo}$$

$$\frac{1}{C_T} = \frac{1}{C_0} + \frac{1}{C_t} \quad \left\{ \begin{array}{l} C_0 = 9D^2 \text{ N}_2 \text{ 300 K} \\ C_t = \frac{12D^3}{L} \text{ Regime} \\ \text{molecular} \end{array} \right.$$

Tubos curtos

$$\frac{1}{C_T} = \frac{1}{9D^2} + \frac{1}{\frac{12D^3}{L}} \Rightarrow \frac{\frac{12D^3}{L} + 9D^2}{\left(\frac{12D^3}{L}\right) 9D^2}$$

$$C_T = \frac{12D^3}{L} \left[ \frac{9D^2}{9D^2 + \frac{12D^3}{L}} \right] \text{ dividido por } 3D^2$$

$$C_T = \frac{12D^3}{L} \left[ \frac{3}{3 + \frac{4D}{L}} \right]$$

$$C_T = \frac{12D^3}{L} \left[ \frac{1}{1 + \frac{4}{3} \frac{D}{L}} \right]$$

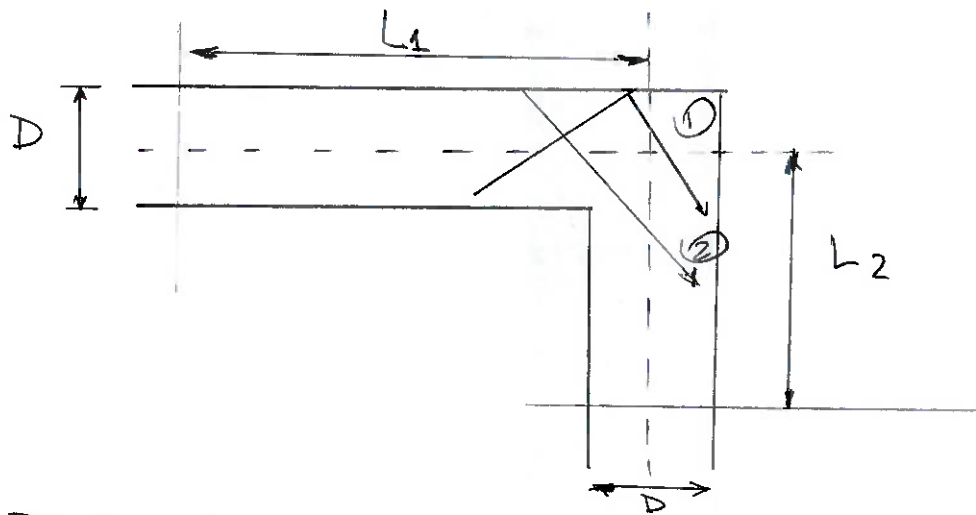
$$C_T = C_{tubo} \left[ \frac{1}{\frac{4D}{3L} + 1} \right]$$

$$C_T = \frac{12D^3}{L} \left[ \frac{1}{\frac{4D}{3L} + 1} \right] = \frac{12D^3}{L + \frac{4}{3}D}$$

$$\therefore \boxed{C_{Total} = \frac{12D^3}{L + \frac{4}{3}D}}$$

# CÁLCULO DA CONDUTÂNCIA DE COTOVELOS

(2)



DUAS TRAJETÓRIAS POSSÍVEIS

TRAJETÓRIA 1

$$C = \frac{12 D^3}{L_1 + L_2 + \frac{4}{3} D}$$

$$L = L_1 + L_2$$

TRAJETÓRIA 2

NÃO PERCEBE O COTOVELO

$$C = \frac{12 D^3}{L_1 + L_2}$$

O cotovelo pode ser aproximado por um tubo de diâmetro  $D$  e comprimento.

$$L_1 + L_2 < L_{\text{COTOVELO}} < L_1 + L_2 + \frac{4}{3} D$$

$$L_{\text{COTOVELO}} = L_1 + L_2 + \frac{4}{3} \frac{D}{N}$$

Δ Roth pag 91



# CÁLCULO DE ARMADILHAS

3

Proteção do Sistema de Vácuo

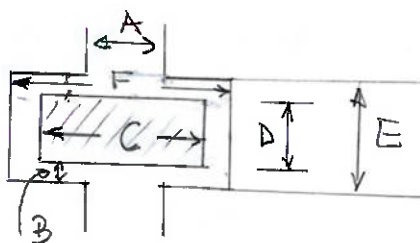
Velocidade de bombeamento da armadilha

$$|S \approx 15A \text{ [l/s]}|$$

coeficiente de adesão  
 $e' = 1,0$   
Depois entra em  
equilíbrio

Armadilha: Sucessão de dispositivos em paralelo e série:

EXEMPLO



$$A = 10 \text{ cm}$$

$$B = 4 \text{ cm}$$

$$C = 13 \text{ cm}$$

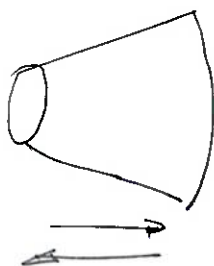
$$D = 25 \text{ cm}$$

$$E = 33 \text{ cm}$$

$$F = 20 \text{ cm}$$

A molécula deve encontrar o orifício anular

A molécula deve ter uma trajetória radial



Mesma impedância

Não importa o caminho

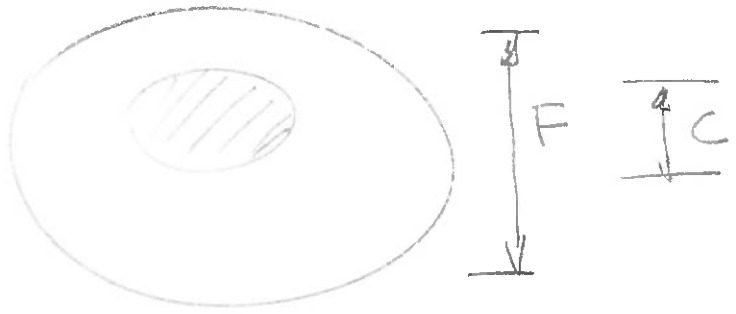
① Primeiro trecho



$$C = K \frac{4}{3} \frac{\bar{v}}{\int_0^L \frac{P(r) dr}{A^2}}$$

$$P(r) = 2\pi r$$

$$A(r) = 2\pi r L$$



$$C = k \frac{4}{3} \bar{u} \frac{1}{\int_{R_1}^{R_2} \frac{2\pi r dr}{(2\pi r L)^2}} = k \frac{4}{3} \bar{u} \frac{1}{\int_{R_1}^{R_2} \frac{dr}{2\pi r L^2}}$$

Substituindo  $k = 1$ , vem:

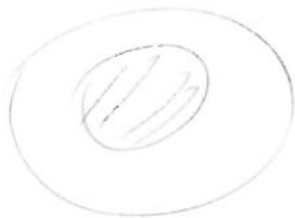
$$C = \frac{4}{3} \bar{u} \frac{2\pi L^2}{\int_{R_1}^{R_2} \frac{dr}{r}} = \frac{4}{3} \bar{u} \frac{2\pi L^2}{\ln \frac{R_2}{R_1}} \quad \left\{ \begin{array}{l} L = 4 \text{ cm} \\ R_1 = 5 \text{ cm} \\ R_2 = 6,5 \text{ cm} \end{array} \right.$$

$$C \approx 24000 \text{ l/s}$$

$$\textcircled{2} \quad C_{\text{tubo}} = \frac{12 D^3}{L} = \frac{12 (20)^3}{4} = 24000 \text{ l/s}$$

Saindo dessa região a molécula deve encontrar o orifício anular

$\textcircled{3}$



$$C = 9(D_2^2 - D_1^2) = 9(20^2 - 13^2)$$

$$C \approx 2080 \text{ l/s}$$

4 - Duto Anular

$$C = \frac{12}{L} (D_2^3 - D_1^3) \left(1 - \frac{D_1}{D_2}\right)$$

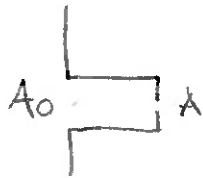
$$C = \frac{12}{25} (20^3 - 13^3) \left(1 - \frac{13}{20}\right) \approx 975 \text{ l/s}$$

⑤ Depois as moléculas devem fazer o caminho inverso ao caminho percorrido na parte superior da armadilha

⑥ abertura circular

$$C = qD^2 = 9(10)^2 = 900 \text{ l/s}$$

Condutância de um diafragma



$$C_{ef} = qD^2 \frac{D_0^2}{D_0^2 - D^2}$$

Devemos aplicar essa conexão porque as moléculas estão vindo de uma região com as mesmas dimensões do orifício

A conexão  $\frac{D_0^2}{D_0^2 - D^2}$  aumenta a condutância

$$C = qD^2 \left( \frac{D_0^2}{D_0^2 - D^2} \right) \Rightarrow 9D^2 \left( \frac{20^2}{20^2 - 10^2} \right) = 1200 \text{ l/s}$$

$$\boxed{C = 1200 \text{ l/s}}$$

Colocando todas as condutâncias em série

$$\left| \frac{1}{C_T} = \sum_{i=1}^N \frac{1}{C_i} \right|$$

$$C_T = \frac{1}{24000} + \frac{1}{2080} + \frac{1}{975} + \frac{1}{24000} + \frac{1}{1200}$$

$$\left| C_T \approx 400 \text{ l/s} \right|$$

Considerando o sistema bombeado por uma bomba difusora de 4"

$$S_b = 50\% 90^2 = 460 \text{ l/s}$$

$$S_{ef} = \frac{S_b C}{C + S_b} = \frac{460 \times 400}{460 + 400} \Rightarrow \left| S_{ef} = 214 \text{ l/s} \right|$$

com  $N_2$  líquido

$$C_{77K} = C_{293} \times \sqrt{\frac{77}{293}} \approx 400 \sqrt{\frac{77}{293}} \approx 205 \text{ l/s}$$

$$S_{ef} = \frac{460 \times 205}{460 + 205}$$

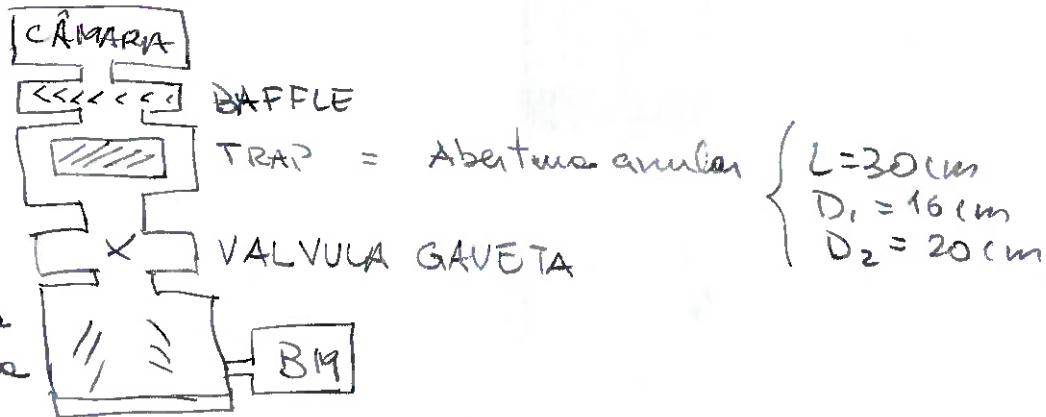
$$\therefore \left| S_{ef} = 142 \text{ l/s} \right|$$



# Exercício 20 - lista 3

5

Bomba difusora  $D = 3" \sim 7,5 \text{ cm}$



- (a) Calcule:  $S_{ef}$  da BD na boca do sistema sem  $N_2$   
 $S_{BD} \sim 50\% C_0 = 4,5 D^2$  condutância do orifício  
 $S_{BD} \sim 4,5 (7,5)^2 = 253 \text{ l/s}$

3 impedâncias em série

Válvula + trap + baffle

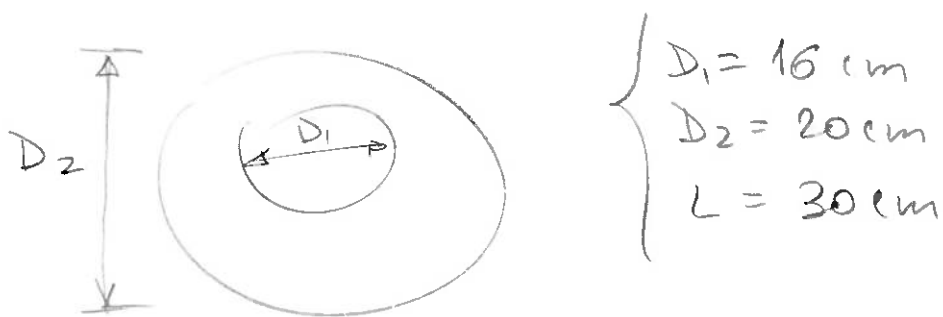
$$C_{VALVULA} = \frac{12D^3}{L} \quad \left\{ \begin{array}{l} L = 5 \text{ cm} \\ D = 8 \text{ cm} \end{array} \right.$$

$$C_{VALVULA} = \frac{12(8)^3}{5} \sim 1228 \text{ l/s}$$

$$C_{BAFFLE} = 500 \text{ l/s}$$

$$C_{armadilha} = ?$$

$$S_{ef} = ?$$



$$C = 9 (D_2^2 - D_1^2)$$

$$C = 9 (20^2 - 16^2) = 1296 \text{ l/s} \quad \text{abertura anular}$$

$$C_{\text{duto anular}} = \frac{12}{L} (D_2^3 - D_1^3) \left(1 - \frac{D_1}{D_2}\right)$$

$$C_{\text{duto anular}} = \frac{12}{30} (20^3 - 16^3) \left(1 - \frac{16}{20}\right) = 312 \text{ l/s}$$

$$\frac{1}{C_{\text{total}}} = \sum_{i=1}^N \frac{1}{C_i} = \text{Valvula} + \text{baffle} + \text{abertura anular} + \text{duto anular}$$

$$\frac{1}{C_{\text{total}}} = \frac{1}{1228} + \frac{1}{500} + \frac{1}{1296} + \frac{1}{312}$$

$$\boxed{C = 147 \text{ l/s}} \quad \text{sem nitrogênio líquido}$$

$$S_{ef} = \frac{S_b \times C}{S_b + C} = \frac{253 \times 147}{147 + 253} = 93 \text{ l/s}$$

⑥ Calcule  $S_{ef}$  no boco do sistema com  $N_2$  líquido

O  $N_2$  líquido atue apenas no armadilha

$$C \propto \sqrt{r}$$

$$\frac{C_{293}}{C_{77}} = \frac{\sqrt{293}}{\sqrt{77}} \approx 1,95$$

$$\frac{C_{77}}{C_{293}} \approx 0,5$$

Ou seja a condutância cai pela metade

abertura anular  $1296 \text{ l/s} \rightarrow 661 \text{ l/s}$

tubo anular  $312 \text{ l/s} \rightarrow 159 \text{ l/s}$

Então:

$$\frac{1}{C_{TOTAL}} = \sum_i \frac{1}{C_i} = \frac{1}{1228} + \frac{1}{500} + \frac{1}{661} + \frac{1}{159}$$

$$C_T = 94 \text{ l/s}$$

$$S_{ef} = \frac{S_b C}{C + S_b} = \frac{253 \times 94}{94 + 253}$$

$$S_{ef} = 68 \text{ l/s}$$

Admitindo a conservação do throughput

$\Rightarrow$  A eficiência da Bomba Difusora diminui

c) Aplicada a uma câmara de  $D = 30 \text{ cm}$  com pressão de operação  $P = 10^{-6} \text{ Torr}$ , qual pode ser a máxima taxa de desgasificação deste câmara para se manter essa pressão em  $10^{-6} \text{ Torr}$ ?

$$Q = PS = 10^{-6} \times 68$$

$$\therefore Q = 6,8 \times 10^{-5} \frac{\text{Torr l}}{\text{s}}$$

$$D = 30 \text{ cm} \quad A = 4\pi R^2 = 2826 \text{ cm}^2$$

$$q = \frac{Q}{A} \quad q = \frac{6,8 \times 10^{-5}}{2826} \frac{\text{Torr l}}{\text{cm}^2 \text{ s}}$$

$$\therefore \boxed{q = 2,5 \times 10^{-8} \frac{\text{Torr l}}{\text{s cm}^2}}$$

Como estimar as pressões de um sistema de vácuo?

(7)

Pela conservação do throughput, temos:

$$Q = S_b P_{\text{medidor}} = S_b P_{\text{sistema}} = C \Delta P$$

$$Q = C (P_{\text{medidor}} - P_{\text{sistema}}), \text{ então}$$

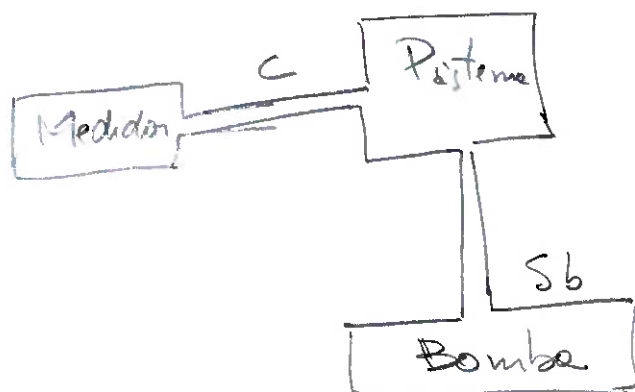
$$S_b P_{\text{sistema}} = C P_{\text{medidor}} - C P_{\text{sistema}}$$

$$(S_b + C) P_{\text{sistema}} = C P_{\text{medidor}}$$

$$P_{\text{sistema}} = \frac{C P_{\text{medidor}}}{S_b + C}$$

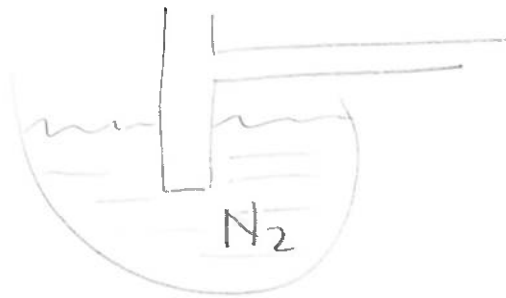
Se  $S_b \gg C$  então

$$P_{\text{sistema}} = \frac{C}{S_b} P_{\text{medidor}}$$



# Exemplos de armadilhas

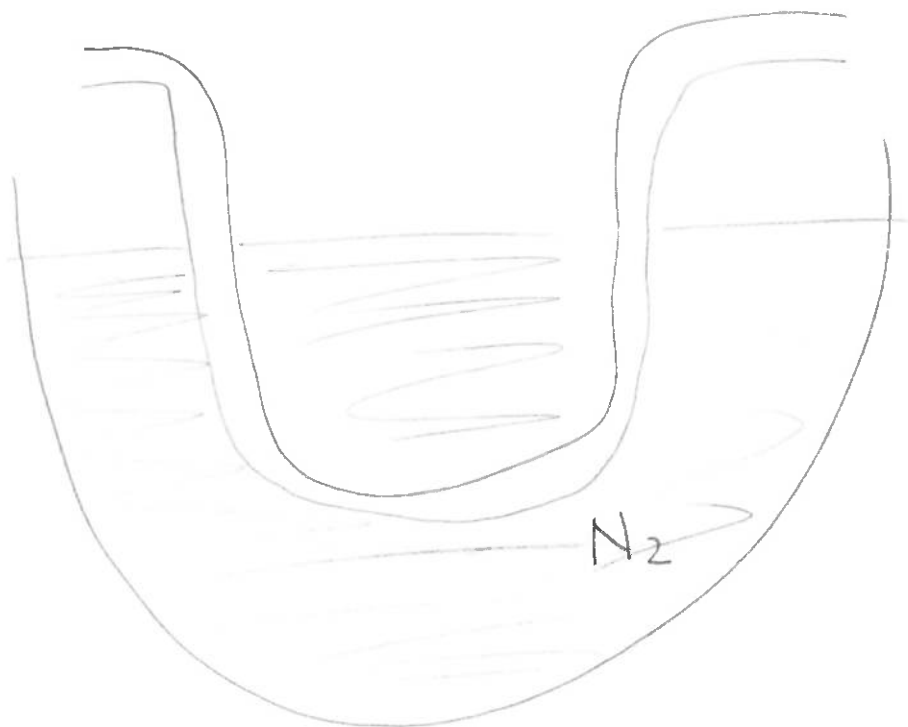
①



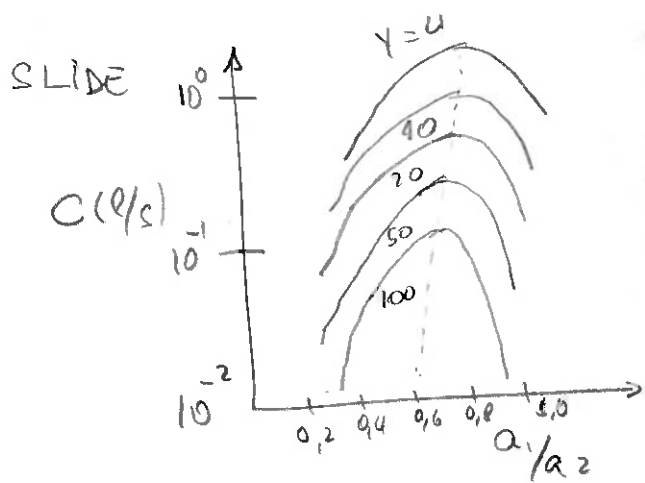
②



③

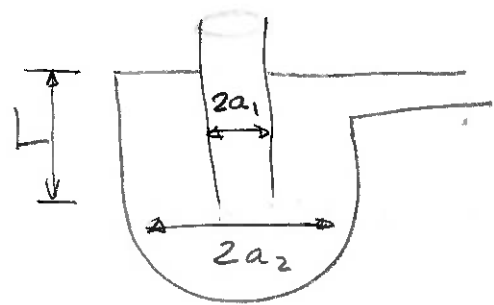


Como dimensionar uma armadilha de  $N_2$  líquido



$C(l/s)$   
 $a_2(cm)$

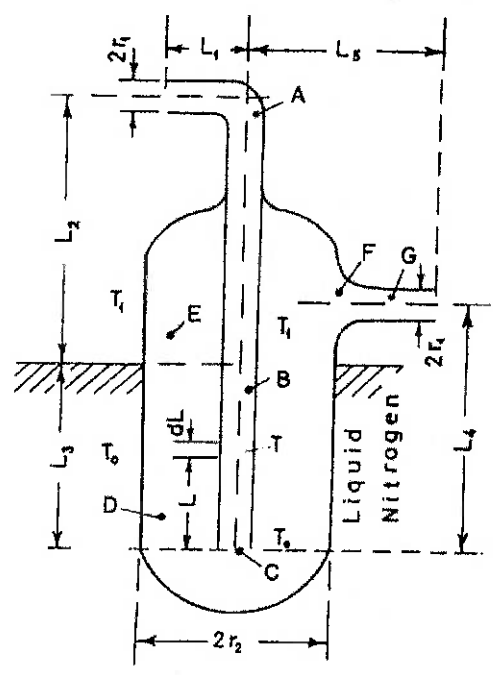
$Y = \frac{L}{a_2}$



Roth pag 92

Qual a condutância se o trap não estiver totalmente preenchido?

slide



Parte	descrição	temperatura
A	cotovelo	$T_1$
B	tubo	$T(L)$
C	abafegame	$T_0$
D	tubo anular	$T_0$
E	tubo anular	$T_1$
F	abertura	$T_1$
G	tubo de saída	$T_1$

A temperatura do tubo interno deve diminuir linearmente desde  $T_1$  no nível do  $N_2$  líquido até  $T_0$  no final do tubo interno

$$T = T_0 + (T_1 - T_0) \frac{L}{L_3}$$

$$T = T_0 + gL \quad \text{onde} \quad g = \frac{T_1 - T_0}{L_3}$$

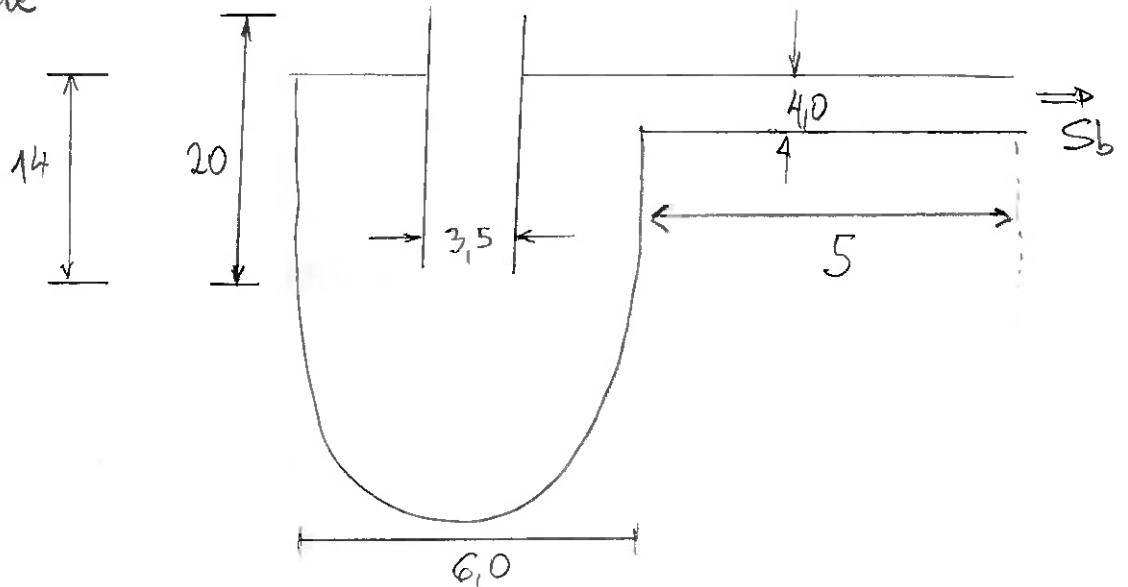
Na parede externa a temperatura é  $T_0$  para  $L \leq L_3$  e  $T_1$  para  $L > L_3$

Para o cálculo das condutâncias, devem ser consideradas as condutâncias diferentes em função da temperatura



Mostar slide

9



① Duto da boca da amodilha

Regime molecular  $C = \frac{12D^3}{L}$

$$C_1 = \frac{12(3,5)^3}{20} \sim 26 \text{ l/s}$$

ORIFÍCIO  
ANULAR

$$C_2 = 9(D_2^2 - D_1^2) = 9(6^2 - 3,5^2) \sim 213 \text{ l/s}$$

A molécula  
não deve  
voltar ao tubo  
de entrada

$$C_3 = \frac{12}{L} (D_2^3 - D_1^3) \left(1 - \frac{D_1}{D_2}\right) = \frac{12}{14} (6^3 - 3,5^3) \left(1 - \frac{3,5}{6,0}\right) \sim 62 \text{ l/s}$$

duto  
anular

$$C_4 = 9D^2 = 9(4)^2 = 144 \text{ l/s}$$

ORIFÍCIO de  
saída

$$C_5 = \frac{12D^3}{L} = 12 \frac{4^3}{5} = 154 \text{ l/s}$$

duto de  
saída

$$C_T^{-1} = \sum_{i=1}^N \frac{1}{C_i}$$

$$\frac{1}{C_T} = \frac{1}{26} + \frac{1}{213} + \frac{1}{62} + \frac{1}{144} + \frac{1}{154}$$

$$C_T = 14 \text{ l/s}$$

