$$\gamma = \frac{1}{4} n \overline{u}$$
 $\gamma = \frac{n^{\circ}}{aua} \frac{de}{tempo}$ incidentes

Exercícios (lista1)

(11) Quanto tempo leva para formar uma monocamada em função da pressão?

→ Quantas moldulas de N. cabem em 1em??

ENZ= 3,7 x10 cm diànetro da molivule de NZ

Àrea de uma molécula

$$A = NR^2 = \frac{NS^2}{4}$$
Regna de 3
$$1 - NS_{N_2}^2 \cos^2 \frac{1}{2}$$

N - 10112

Modelo Simples

N = número de particular = 1 = 4 = 9,0 × 10 n 10 particular em²

- Pela teoria cinétice des gases o fluxo é dado por:

Salsendo que PX = NRT e $n = \frac{N}{V} = \frac{P}{KT}$ $x = \sqrt{\frac{8RT}{11m}}$ $V = 3.5 \times 10^{22} P(Torr) (19T)^{-1/2}$

Paule N2 a T= 300 K e 19= 28 uma, um

em 15 - 3,8 × 1020 pctorr) 6 - 10 15 moleiulas

entais
$$6 = 2,6 \times 10^6$$

P(Torr)

E i o tempo de me formação de uma mono camada.

P (Torr)	6(s)
1atm	10-10
10-3	10-3
10-6	3 5 min
10-10	7.5 have
10-14	1 ganos

Listal, 5x 10

Fontes de gases

@ gas do volume

(5) molivulo na superficie

(c) nuclivulas absorvidas no metal (di fusão)

@ molicules do exterior (permeação)

@ Desorpias termino (enpufice [SLIDEL]

Lista I, Ex 12 Qual a presson en que Hyon= Hsuperficie Se a pressões for alta as modernlas se aprissonam na superfície As molicules ticam aprisionades (COESAS) devido a forças fébrias equímicas

- Molé ulas fracamente ligados à superfície - Molé ulas pour o ligadas - Molé ulas fortemente ligadas à superfície

Em P=1 atm (760 Torr) as moléculas ficam fixas inclusive pelas moléculas que blindam essas moléculas na parde

Pour responder quando Hy= Hs varios imician pela lei dos gases ideais.

(PY=NRT)

 $N_{V} = \frac{PV}{kT}$ $Vestera = \frac{4}{3}\pi R^{3}$ $A estera = 4\pi R^{2}$ $N_{V} = \frac{P}{AT} \frac{4}{3}\pi R^{3}$ $N_{V} = \frac{P}{AT} \frac{4}{3}\pi R^{3}$

fluidos entre

Placa se mo vendo em relação a outre quadiente de velocidade

A comade inferior ne desloce com relocidade menor e acsim sucessivamente

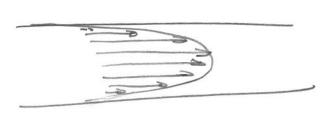
Experimentalmente e verificado que pous mointes o deslocamento e necessarios aplicar uma força na direccio e sentido do deslocamento, proporcional a area (A) da place e ao gradiente de velo vidade

F= n A du

y e's weficiente de / visuosialorale als fluido

Jeto equivale dizer que o gas exerce, some a place, una força de majos chamade FORCA VISCOSA, de mesmo modulo e direjão, mas com sentido o posto ao monimento A velocidade do gás afete o fluxo de escoamento quando o sistema esta no regime viscoso

Perfix de velocidades



Veloridade maximo ne particultral do tubo below glock mula para as moliulas da parede.

Exemplo: Folhas nas mongens de um rio.

Podemos imaginar o gas deslizando em camadas longitudinais.

Coda camada exerce uma força tangencial so he a outre camada adjacente, freiando a comada de moios velocidade e tendendo a annentar o movimento des camadas mais lantas

No sistema <u>CGS</u> a unidade de visa tridade (y'
e' chamado <u>FOIE</u>

Relação entre y e l

Regimes de Eswamento

L. Path cap3.

desde a pressão atmosférico Ao diminuir a pussão até presson mais baixar, o sistema passa por varios regimes de escoamento

Viscoso - fluxo turbulante

Titermodiania

MOLECULAR

Viscoso Houments coletico do gás

ACCD

colisões elasticas entre as nuclimlas
O escoaments é regido pela viscosidode do gás

MOLECULAR -) il grande (1 >).D)
Movimente independente des molémbers

Regime Viscoso

relocidades altas (turbulents) relocidades boixas (laminar)

No flues laminer es culocidades aumentam de borde pare o centro.

O limite entre o fluxo tendento e o la minar é dada pelo número de Deynolds, enquante que os limites entre or regimes viscoso (laminar), intermediario e molecular vois descos pelo número de Krudsen.

Osborne Daynolds (1842-1912)

Número de Reynolds p é a dentidoole des gas

v é a velocidoole des molicules

v é a viscosidoole do gas

D é o diâmetro do tubo Re > 2100 flows trubulento Re < 1100 flues la numar Anolise dimensional Q = PS = PALA = PUD2 At = PALA = PUD2 entais $Q = \frac{P \circ \pi D^2}{4}$ on $Q = \frac{4Q}{P\pi D^2}$ (1) p= W gas = Nm = nm mas n = node moli ulas Pela li dos gases n = PNA, entau: $\rho = \frac{P N_A}{RT} m$ lumbrando que $N_A m = M \begin{cases} mousa\\ molar \end{cases}$ logo P=PM on seja Re=P19 UD Re = PM (40 PMD2) D ·· Re = 4QM TIDRIN

T= 20°C => T= 293 K Para ou 80 M = 1,829 x10 paise R = 62,364 Torrl M= 28,98 Qair = 9,06 x 10 ReD fless tubulente Q>2000 (cm) fleuro la minar Q < 100 D (0m) Numero de Knudsen Martin Knudsen (1871 - 1949)NR = 1 Dinamarques. Rogins Vigoso intermediares $1 < \frac{D}{\lambda} < 100$

Regime molecular

 $\frac{D}{\lambda} < L$

Como
$$\lambda = \frac{5 \times 10^{-3}}{P(T_{err})}$$
 [cm]

DR > 1 Regime viscoso 10⁻² < DR < L Intermediario DR < 10⁻² Molecular

 $\overline{P} = P_1 + P_2$

Es sos definiciones son feitos aprenas para se ter uma orden de grandeza. Has, o regime determina as aproximações que direm ser feitos para o colonlo des condutancies, une cez que descrum situações férsicas muito diferents.

Flixo turbulento Situações com dimenções piquenas
...tor e nem (diâmitio) As linhas de campo nou sou retas e nem regularer - formam-se redemainter

Esse tipo de flues aparece nos primeiros instantes do bombeaments. Em geral, nou nos pres cuparmos com esse regime - a now ser com filmes fins na comare.

Fluxo laminar

Perfix de velocidade des molívulos Lei de Poiseuille

As linkes de comps, nuste coso, tornam-se retas, tendendo a serem constantes no tempo

Vide Van Atta pag 26-30

Mocimente estatio des molícules



A figure des linhands fluxo i ragioavelmente regular. À velocidade des molívelos aumente desche a proximidade da superfície do Tubo até o centro, onde é moxime.

e viscosidade entre as compoler.

on as dimensors do sistema

As molémbas cho cam-se entre si.

A impedância de pende do tamanho e das formas des inegulacidades do tubo, da velocidade e de PRESSÃO do gos.

Regime Intermediario (TKANSIGNO)

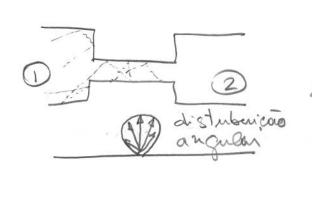
A pressoro dominie e o d'aumento (daD)

o fluxo deira de ser totalmente usco so

O número de chaques com as pareder do sistema é da mesma ordem de grandize do número de chaques com as outras molímbra.

Begine Molecular

Neste regime as moléculas cho cam-se principalmente com as pravides do tubo. As molículas movem-se in dependentemente uma das outras.



Em pressos baixas, or resultados experimentais indicam que as molindas condensam na superf'ire, entram em repouro e são re-evaporadas numa direção independente do angulo de incidência

A transmisson now é 100%

A colisão com a parede mão tem o memo ângulo de reflexas e o ângulo de incidência

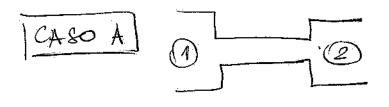
A distribuição angular das portículas é moximo em 90 e el simitrice!!

A quantidade mérime que atravesse o tubo e i quel as mimers de moléculas incidentes.

Ho. P₁₋₂ P₁₋₂ e' a probabilidade de transmissas 1-2

- P1-2 depende da geometria do sistema
- Independe da pressão
- Depende de gas Depende de temperatura
- Nesse regime as condutainies ras pequenas!

 Neste regime a épiciencie des hombas de varies e' muito pequero



CASOB D 2 P2

Property Medidan 2

Simetino (7)

À publishabilidade de transmission é a mesme des moliules passarem de 1-2 e 2-1

Assimitaco

As impedância son as mesmas 1-2 : 2-1 Os dois cominhos ofercem a mesma impedância.

: N,P, = N2P2

Com a bombre de varios desligades os dois medidores vais indicar as mesmas prenses Não existe preferência

com essas définições, vamos coloular nas préximas

Condutância

Orificio anula,
TUBOS
duto

TUBOS

duto guadicolo

duto guadicolo

duto anulai

Densiglade Molendar NA=6,02 X10) (Todor or gase, Têm o mesmo no de molé ulas quando estão num mesmo volume sob as mesma, condições de pressão e temperature (CNTP) PV= NKT = H Ro T = Hm Ro T = W Ro To marse dogés

NA MA MA MA mola, We o número de moles Whan = n = no de modérales n= NAW J = HAW P MRT = MAP volume N= H = Mm HAV $N = \frac{6.02 \times 10^{23}}{6,236 \times 10^{4}} \left(\frac{P}{T}\right) \implies N = 9,656 \times 10^{18} \frac{P}{T}$ Para P=760 Torr e T=273K n = 2,687 × 10 moliculas/cm3 PV=NRT; | n=H=P N=9,6 x10 P P = 760 Torr T= 273 K n=2,687 x10 19 moliulas définições de vacus = N<2,687 ×10 moléculas

EXEMPLOS

8

D'Considere um sistema de vaus sendo bombeado por uma bombo mecânica S=60 l/min = 1 l/s em uma tubulação de 2"~5 cm de diâmetro (D) Se pa inicialmente P~500 Torr

Q=PS= 500×1 = 500 Torrl/s

limites) fluxo turbulento 200 D -> 200,5 = 1000 Torrel

fluxo laminar 100 D -> 100,5 = 500 Torrel

5

Estanos num caso liméte!

Da Considere uma lourse difusore de 10" ~ 25 cm

SBD " 50% x Condutancia de um ovificio SBD = 1 90 = 4,50°

[S80~4,502] DECM] [S30]=[2/5]

Se PN 10 Forr Q=PS = 2812 x10 3~ 2,8 Torrl

Condição de fluxo turbulento (Q>200D)

2,8 > 200 D então D< 28 D<0,01 cm

De Considere agrore uma bombre rotativa muito pequeso

PN 600 Torr SLN 50 e/s Q=PS=600, 50=3000 Torrel

Condição Q > 200 D 3000 > 200 D

 $D < \frac{3000}{200} \implies D = 15 \text{ cm}$

Exercicios nº de Knudsen

a aud o regime de une comara de vains de 20 cm de diâmities em una pressas P=10² Torr? DxP=20x10²=0,2 Torr cm

Recordando
[DP]=[cmTorr]

DP > 1 Visco a

DP > 10^2 molecular

10^2 DP < 1 intermediario

Resporta: Rogime intermediario

Devoloregime de uma comana de valuo de D=20 m com pressos de P=10 Torr?

DP = 20 x10 = 2x10 Torr. em

Resporta = Regime molecular