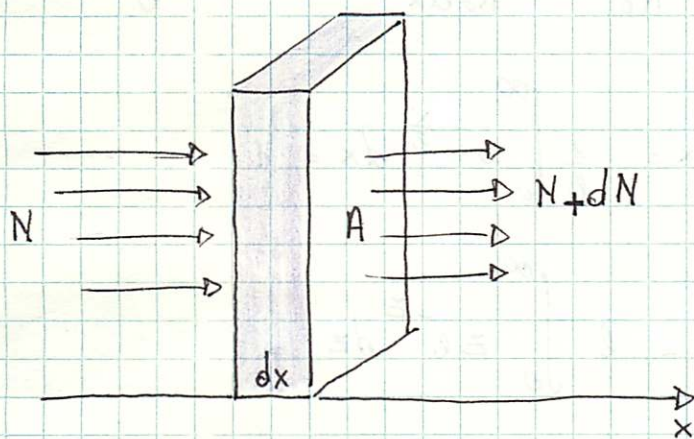


TEORIA CINETICA

Un fascio ben collimato di molecole aventi raggio r_1 si propaga attraverso un gas di densità n , le cui molecole hanno raggio r_2 .

Si determini il numero di molecole del fascio $N(x)$ che risultano non deviate dopo aver attraversato una spessore x di gas.

Trovare il libero cammino medio e volutarlo per $r_1 = r_2 = 1.9 \text{ \AA}$ ed in condizioni normali di pressione e temperatura.



Si consideri un volume di gas di sezione A e spessore dx attraversato dalle molecole incidenti

La sezione d'urto, $dS = \pi(r_1 + r_2)^2 \cdot n A dx$
di una particella incidente è:

La probabilità che una molecola subisca un urto è allora $\frac{dS}{A} = \pi(r_1 + r_2)^2 n dx$

Se $N(x)$ è il numero di particelle incidenti a x , il numero di particelle deflesse in dx è $+ N \frac{dS}{A}$ quindi il numero di particelle non deflesse verso di

$$dN = - N \pi(r_1 + r_2)^2 n dx$$

$$\frac{dN}{N} = - \pi(r_1 + r_2)^2 n dx$$

$$N(x) = N_0 e^{-\pi(r_1 + r_2)^2 n x} = N_0 e^{-\frac{x}{l}} \quad l \equiv \frac{1}{\pi(r_1 + r_2)^2 n}$$

Il libero cammino medio \bar{l} è dato:

$$\bar{l} = \int_0^{\infty} x P(x) dx$$

dove $P(x) dx$ è la probabilità di subire un urto nel tratto dx

$$P(x) dx = \frac{N(x)}{N_0} - \frac{N(x+dx)}{N_0} = -\frac{1}{N_0} \frac{dN(x)}{dx} dx = \frac{1}{l} e^{-\frac{x}{l}} dx$$

si noti che $\int_0^{\infty} P(x) dx = \frac{1}{l} \int_0^{\infty} e^{-\frac{x}{l}} dx = 1$

$$\bar{l} = \int_0^{\infty} \frac{x}{l} e^{-\frac{x}{l}} dx = l \int_0^{\infty} z e^{-z} dz =$$

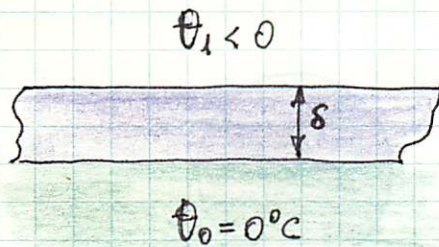
$$= l \left[-z e^{-z} \Big|_0^{\infty} + \int_0^{\infty} e^{-z} dz \right] = l \left[e^{-z} \Big|_0^{\infty} \right] = l$$

In condizioni normali di pressione e temperatura una mole di gas occupa 22.4 litri quindi

$$n = \frac{NA}{22.4 \cdot 10^{-3} \text{ m}^3} = 2.7 \cdot 10^{25} \text{ m}^{-3}$$

$$\bar{l} = l = \frac{1}{\pi (r_1 + r_2) n} = 8.2 \cdot 10^{-8} \text{ m} \sim 430 r_1$$

Ad un certo istante ($t=0$) la temperatura dell'acqua di uno stagno è $\theta_0 = 0^\circ\text{C}$ e lo spessore dello strato di ghiaccio formatosi sopra la sua superficie è s . Si determini come varia col tempo lo spessore x dello strato di ghiaccio se la temperatura dell'ambiente esterno è $\theta_1 < 0$.



Sia x lo spessore del ghiaccio al tempo t . Nell'intervallo di tempo dt la quantità di calore che passa dall'acqua all'ambiente in una superficie S è:

$$dQ = \kappa S \frac{\theta_0 - \theta_1}{x} dt = -\kappa S \frac{\theta_1 - \theta_0}{x} dt > 0$$

dove κ è il coefficiente di conducibilità termica del ghiaccio.

dQ provoca la formazione di un volume $S dx$ di ghiaccio dato da:

$$dQ = \lambda \cdot \rho S dx$$

essendo ρ la densità del ghiaccio e λ il calore latente

$$x dx = \kappa \frac{\theta_0 - \theta_1}{\lambda \rho} dt$$

$$\int_s^{x(t)} x dx = \kappa \frac{\theta_0 - \theta_1}{\lambda \rho} \int_0^t dt \quad \frac{1}{2} [x(t)^2 - s^2] = \kappa \frac{\theta_0 - \theta_1}{\lambda \rho} t$$

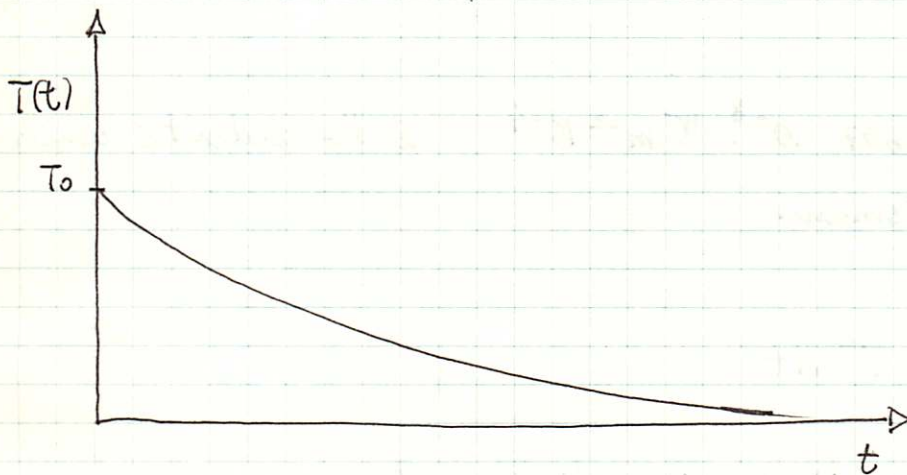
$$-\frac{dT}{T^4} = \frac{3\sigma}{\rho r c} dt$$

$$\int_{T_0}^{T(t)} -\frac{dT}{T^4} = \frac{3\sigma}{\rho r c} \int_0^t dt$$

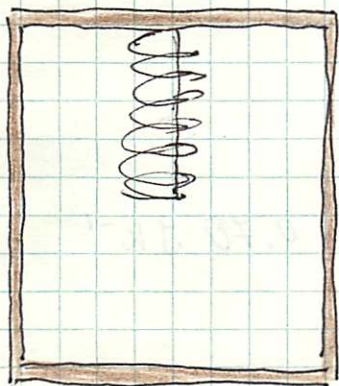
$$\frac{1}{3} \left(T(t)^{-3} - T_0^{-3} \right) = \frac{3\sigma}{\rho r c} t$$

$$\frac{1}{T(t)^3} = \frac{1}{T_0^3} + \frac{9\sigma}{\rho r c} t$$

$$T(t) = \frac{T_0}{\sqrt[3]{1 + \frac{9\sigma T_0^3}{\rho r c} t}}$$



Un sistema termicamente isolato alla temperatura $t_1 = 15^\circ\text{C}$ è costituito da un recipiente contenente una massa di acqua $m = 400\text{ g}$ nella quale è immersa una molla di costante elastica $k = 500\text{ N m}^{-1}$ e lunghezza di riposo $l_0 = 100\text{ cm}$. La molla è tenuta compressa a $l = 10\text{ cm}$ da un filo. Ad un certo istante il filo si rompe e la molla comincia ad oscillare di moto armonico. Trascurando le capacità termiche della molla e del contenitore si determini la variazione di entropia ΔS del sistema tra l'istante di rottura del filo e quello in cui la molla è di nuovo in quiete.



Secondo la molla cede all'acqua una quantità di energia pari a $\Delta E = \frac{1}{2} k (l_0 - l)^2$

Poiché la variazione di energia interna del sistema isolato molla + acqua è nulla

$$\Delta U = 0 = Q_m + Q_{H_2O} - L_m - L_{H_2O}$$

calcolando $L_{H_2O} = 0$ $Q_m = 0$ $L_m = \Delta E$

si ha $Q_{H_2O} = \Delta E$

il calore assorbito dall'acqua fa aumentare la sua temperatura di ΔT :

$$\Delta E = m c_{H_2O} \Delta T$$

$$\Delta T = \frac{\kappa(l_0 - l)^2}{2 m c_{H_2O}}$$

Per calcolare ΔS si consideri una transf. reversibile ausiliaria con gli stessi stati iniziale e finale

$$dS = \frac{\delta Q}{T} = \frac{m c_{H_2O} dT}{T}$$

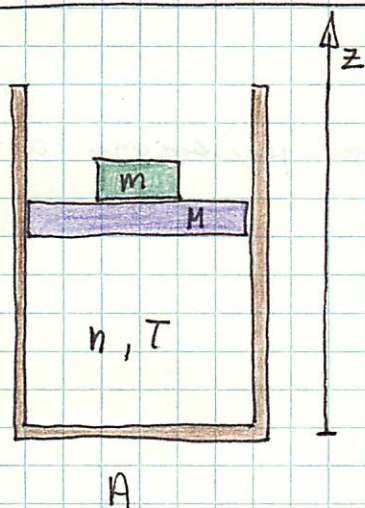
$$\Delta S = \int dS = m c_{H_2O} \int_{T_i}^{T_f} \frac{dT}{T} = m c_{H_2O} \ln\left(\frac{T_f}{T_i}\right) =$$

$$= m c_{H_2O} \ln\left(1 + \frac{\Delta T}{T_i}\right) =$$

$$= m c_{H_2O} \ln\left(1 + \frac{\kappa(l_0 - l)^2}{2 m c_{H_2O} T_i}\right) = 0.70 \text{ J K}^{-1}$$

Un recipiente cilindrico posto nel vuoto è chiuso da un pistone di massa $M = 10 \text{ kg}$ scorrevole senza attrito e contiene un gas perfetto. Il pistone è inizialmente in equilibrio con il gas alla temperatura $t = 20^\circ\text{C}$. Poggiano sopra al pistone una massa $m = 100 \text{ g}$ questo inizia ad oscillare con frequenza $\nu = 324 \cdot 10^{-2} \text{ s}^{-1}$.

Calcolare il numero di moli n di gas contenuto nel cilindro supponendo che la temperatura del gas rimane costante e le oscillazioni non si smorzano.



Detta z la quota del pistone con la massa m sopra ed A la sezione del cilindro, si ha:

$$(m+M) \ddot{z} = F(z)$$

$$\begin{aligned} \text{dove } F(z) &= -(m+M)g + p(z)A \\ &= -(m+M)g + \frac{nRTA}{z \cdot A} \end{aligned}$$

la quota di equilibrio z_0 è definita da: $F(z_0) = 0$

$$z_0 = \frac{nRT}{(m+M)g}$$

Sviluppando intorno alla posizione di equilibrio

$$\begin{aligned}(m+M)\ddot{z} &= F(z_0) + \frac{dF}{dz}\bigg|_{z_0} (z-z_0) = \\ &= -\frac{nRT}{z_0^2} (z-z_0) = -\frac{nRT}{(nRT)^2} (m+M)g^2 (z-z_0)\end{aligned}$$

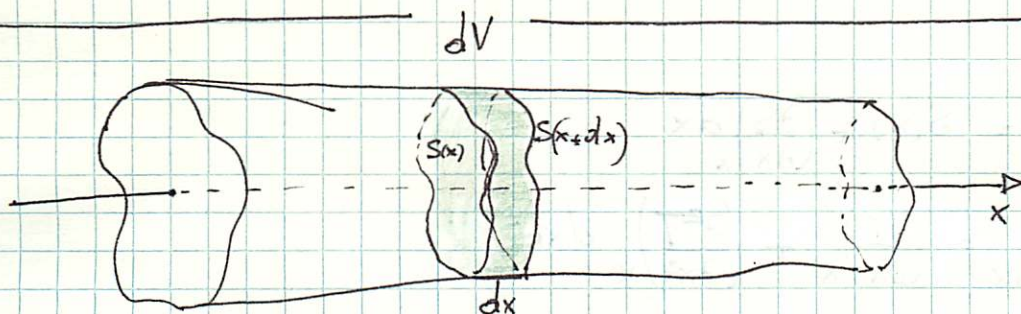
$$\ddot{z} + \frac{(m+M)g^2}{nRT} (z-z_0) = 0$$

$z(t)$ oscilla intorno a z_0 con pulsazione $\omega = \sqrt{\frac{(m+M)g^2}{nRT}}$

$$4\pi^2\nu^2 = \frac{(m+M)g^2}{nRT}$$

$$n = \frac{(m+M)g^2}{4\pi^2\nu^2 RT} = 96 \cdot 10^{-4}$$

Scrivere l'equazione differenziale che regola la temperatura in funzione del tempo lungo una sbarra di sezione variabile $S(x)$ nell'ipotesi che la temperatura sia uniforme in ogni punto della sezione.



Detto x l'asse della sbarra si consideri il volume dV compreso tra le sezioni $S(x)$ ed $S(x+dx)$

La quantità di calore che passa attraverso le due superfici $S(x)$ ed $S(x+dx)$ nel tempo dt è:

$$dQ_1 = -k S(x) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_x dt$$

$$dQ_2 = -k S(x+dx) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x+dx} dt$$

La quantità di calore che entra nel volume dV nel tempo dt è:

$$dQ = dQ_1 - dQ_2 = k \left[S(x+dx) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x+dx} - S(x) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_x \right] dt$$

questa provoca una variazione di temperatura dT :

$$dQ = c \rho dV dT = c \rho S(x) dx dT = c \rho S(x) dx \frac{\partial T}{\partial t} dt$$

$$c\rho S(x)dx \frac{\partial T}{\partial t} dt = k dt \left[S(x+dx) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x+dx} - S(x) \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_x \right]$$

umando

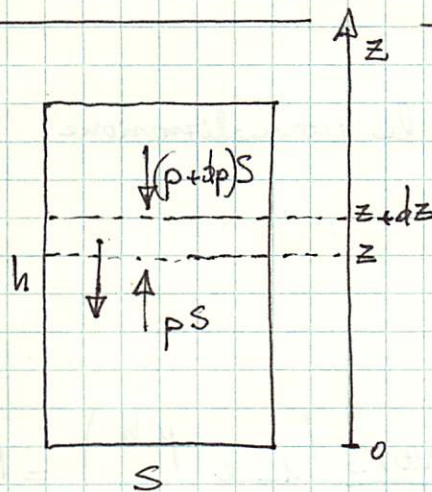
$$S(x+dx) = S(x) + \left(\frac{\partial S}{\partial x} \right)_x dx$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_{x+dx} = \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_x + \left(\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \right)_x dx$$

$$c\rho S(x)dx \frac{\partial T}{\partial t} = k \left[S(x) \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} dx + \frac{\partial S}{\partial x} \frac{\partial T}{\partial x} dx \right]$$

$$\frac{\partial^2 T(x,t)}{\partial x^2} + \frac{1}{S(x)} \frac{\partial S(x)}{\partial x} \frac{\partial T(x,t)}{\partial x} = \frac{c\rho}{k} \frac{\partial T(x,t)}{\partial t}$$

Un gas ideale, formato da N particelle uguali di massa m , è contenuto in un recipiente cilindrico di sezione S ed altezza h ; l'asse del cilindro è disposto verticalmente e la temperatura del gas è uniforme e vale T . Si calcoli come variare il numero di particelle per unità di volume in funzione della quota e la pressione esercitata dal gas sulla parete superiore.



Considerato un'axe verticale z con l'origine coincidente con il fondo del cilindro, si consideri il gas compreso tra le quote z e $z+dz$; siano p e $p+dp$ i valori della pressione sui due piani $p = p(z)$. Se $n(z)$ è il numero di particelle per unità di volume alla quota z , all'equilibrio si ha:

$$p(z)S = (p(z)+dp)S - mg n(z)S dz = 0$$

$$-dp = mg n(z) dz$$

L'equazione di stato del gas ideale contenuto nel volume Sdz è:

$$p(z)Sdz = \frac{n(z)Sdz}{N_A} RT \quad \text{cioè} \quad p(z) = \frac{RT}{N_A} n(z)$$

$$dp = \frac{RT}{N_A} dn \quad \text{quindi}$$

$$\frac{dn}{n} = - \frac{N_A mg}{RT} dz \quad \text{posto } \mu = \frac{N_A mg}{RT}$$

$$n(z) = n(0) e^{-\mu z}$$

$n(0)$ si trova imponendo la normalizzazione

$$\int_0^h n(z) dz S = N$$

$$n(0) S \left. \frac{e^{-\mu z}}{-\mu} \right|_0^h = \frac{n(0) S}{\mu} (1 - e^{-\mu h}) = N$$

$$n(0) = \frac{\mu N}{S (1 - e^{-\mu h})} \quad n(z) = \frac{\mu N e^{-\mu z}}{S (1 - e^{-\mu h})}$$

alle quote h :

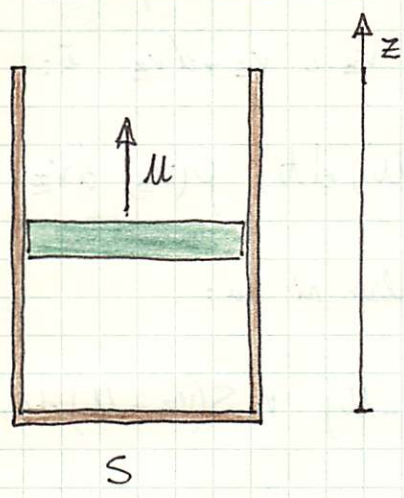
$$p(h) = \frac{RT}{N_A} n(h) = \frac{RT}{N_A} \frac{\mu N e^{-\mu h}}{S (1 - e^{-\mu h})} = \frac{N mg}{S} \frac{1}{e^{\mu h} - 1}$$

$$p(0) = \frac{N mg}{S} \frac{1}{e^{-\mu h} - 1}$$

$$\frac{p(h)}{p(0)} = e^{-\mu h}$$

Un recipiente cilindrico di sezione S , contenente n molecole di gas per unità di volume, è chiuso da un pistone scorrevole. Ad un certo istante ^{il pistone si muove con velocità u} la distribuzione delle velocità può considerarsi Maxwelliana corrispondente alla temperatura T .

Supponendo elastici gli urti delle molecole con il pistone si calcoli il modulo F della forza esercitata dal gas sul pistone con area dA .



Posto $\lambda \equiv \frac{n}{2k_B T}$ il numero di molecole per unità di volume aventi componente z della velocità compresa tra v_z e $v_z + dv_z$ e componenti x, y arbitrarie è:

$$n(v_z) dv_z = n \left(\frac{\lambda}{\pi} \right)^{\frac{1}{2}} e^{-\lambda v_z^2} dv_z$$

Una molecola può urtare il pistone solo se $v_z > u$; poiché la massa del pistone è molto più grande di quella delle molecole questa nell'urto inverte la propria velocità rispetto al pistone (mobile):

prima dell'urto: $v_z - u$ dopo l'urto: $u - v_z$

②

Nel sistema di riferimento fisso si ha:

prima dell'urto: v_z

dopo l'urto: $2u - v_z$

La quantità di moto trasferita da una molecola al pistone è

$$\Delta q_z = 2m(v_z - u)$$

Il numero di molecole che urtano il pistone nel tempo dt avendo velocità v_z compresa tra v_z e $v_z + dv_z$ è:

$$n \cdot S(v_z - u) dt \quad (v_z) dv_z$$

Per il teorema dell'impulso si ha:

$$F dt = \int_u^{\infty} 2m(v_z - u) n S(v_z - u) dt \left(\frac{\lambda}{\pi}\right)^{\frac{1}{2}} e^{-\lambda v_z^2} dv_z$$

usando $F(u) = F(0) + \left.\frac{dF}{du}\right|_{u=0} u + \frac{1}{2} \left.\frac{d^2F}{du^2}\right|_{u=0} u^2$

$$F dt = 2mS n \left(\frac{\lambda}{\pi}\right)^{\frac{1}{2}} \int_0^{\infty} (v_z^2 - 2v_z u + u^2) e^{-\lambda v_z^2} dv_z =$$

$$= 2mS n \left(\frac{\lambda}{\pi}\right)^{\frac{1}{2}} \cdot \sqrt{\frac{\pi}{\lambda}} \frac{1}{4\lambda}$$

$$= nS k_B T$$

$$= pS$$

$$\left. \frac{dF}{d\mu} \right|_{\mu=0} = - \int_0^{\infty} 4 m (v_z - 0) n S \left(\frac{\lambda}{\pi} \right)^{\frac{1}{2}} e^{-\lambda v_z^2} dv_z =$$

$$= -4m n S \left(\frac{\lambda}{\pi} \right)^{\frac{1}{2}} \cdot \frac{1}{2\lambda} = -2nS k_B T \frac{1}{k_B T} m \sqrt{\frac{1}{\pi\lambda}} =$$

$$= -S p \sqrt{\frac{m \lambda}{\pi k_B T}} = -p S \sqrt{\frac{8m}{\pi k_B T}}$$

$$\left. \frac{d^2 F}{d\mu^2} \right|_{\mu=0} = \int_0^{\infty} 4 m n S \left(\frac{\lambda}{\pi} \right)^{\frac{1}{2}} e^{-\lambda v_z^2} dv_z =$$

$$= n S m \frac{4}{2} = n S k_B T \frac{4 m}{2 k_B T} = p S \frac{4 m}{2 k_B T}$$

$$F(\mu) = F(0) + \left. \frac{dF}{d\mu} \right|_{\mu=0} \mu + \frac{1}{2} \left. \frac{d^2 F}{d\mu^2} \right|_{\mu=0} \mu^2 + \dots =$$

$$= p S \left[1 - \mu \sqrt{\frac{m}{\pi k_B T}} + \frac{m \mu^2}{k_B T} + \dots \right]$$

$$P(v_z) dv_z = \int dv_x \int dv_y P(v_x, v_y, v_z) dv_z$$

$$P(v_x, v_y, v_z) = \frac{1}{A} e^{-\frac{\frac{1}{2} m (v_x^2 + v_y^2 + v_z^2)}{k_B T}} dv_x dv_y dv_z$$

$$1 = \int dv_x \int dv_y \int dv_z P(v_x, v_y, v_z) =$$

$$= \frac{1}{A} \left(\frac{2\pi k_B T}{m} \right)^{3/2} \quad A = \left(\frac{m}{2\pi k_B T} \right)^{-3/2}$$

$$P(v_z) dv_z = \left(\frac{m}{2\pi k_B T} \right)^{3/2} e^{-\frac{\frac{1}{2} m v_z^2}{k_B T}} dv_z \cdot \left(\frac{2\pi k_B T}{m} \right)^{2/2}$$

$$= \left(\frac{m}{2\pi k_B T} \right)^{1/2} e^{-\frac{\frac{1}{2} m v_z^2}{k_B T}} dv_z$$

0.85 g di gas perfetto monoatomico sono racchiusi in un recipiente inizialmente isolato termicamente all'equilibrio con $p_0 = 1.25 \text{ atm}$ $t_0 = 20^\circ \text{C}$. In queste condizioni si misura la velocità quadratica media $v_0 = \sqrt{\langle v^2 \rangle} = 570 \text{ m/s}$ per le molecole.

Comprimendo il gas fino a che il volume diventa $V_1 = \frac{2}{3} V_0$ si osserva una temperatura all'equilibrio $t_1 = 120^\circ \text{C}$. Determinare la velocità quadratica media in queste condizioni. e il lavoro fatto dal gas durante la compressione. Successivamente viene sottratto calore al gas, mantenendo costante il volume, fino a che la pressione ritorna al valore iniziale p_0 . Determinare il calore ceduto dal gas.

In base al teorema di equipartizione le velocità quadratiche medie sono legate alla temperatura per un gas monoatomico da:

$$\frac{1}{2} m v_0^2 = \frac{3}{2} k_B T_0$$

$$\frac{1}{2} m v_1^2 = \frac{3}{2} k_B T_1$$

essendo m la massa di una molecola.

$$\text{Segue } v_1 = v_0 \sqrt{\frac{T_1}{T_0}} = 660 \text{ m s}^{-1}$$

Poiché la compressione è adiabatica si ha $L = -\Delta U$

$$\Delta U = n c_v \Delta T = n \frac{3}{2} R (T_1 - T_0) = n \frac{3}{2} N_A k_B (T_1 - T_0) =$$

$$= N \frac{3}{2} k_B (T_1 - T_0) = N \frac{1}{2} m (v_1^2 - v_0^2) = \frac{1}{2} m N v_0^2 \left(\frac{T_1}{T_0} - 1 \right)$$

$$= \frac{1}{2} M v_0^2 \left(\frac{T_1}{T_0} - 1 \right)$$

dove $M = mN = m n N_A$ è la massa totale del gas

$$L = -\frac{1}{2} M v_0^2 \left(\frac{T_1}{T_0} - 1 \right) = -47.1 \text{ J}$$

(il gas riceve lavoro).

Nella condizione di equilibrio finale la pressione vale p_0
il volume è $\frac{2}{3} V_0$ e la temperatura è :

$$T_2 = \frac{p_0 \frac{2}{3} V_0}{nR} = \frac{\frac{2}{3} n R T_0}{nR} = \frac{2}{3} T_0$$

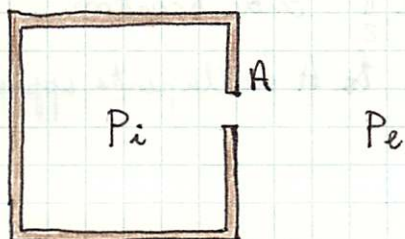
Poiché durante questa trasformazione $L=0$ si ha $Q = \Delta U$

$$Q = \Delta U = \frac{1}{2} M v_1^2 \left(\frac{T_2}{T_1} - 1 \right) = \frac{1}{2} M v_0^2 \left(\frac{T_2}{T_0} - \frac{T_1}{T_0} \right) =$$
$$= -93.2 \text{ J} \quad (\text{il gas cede calore})$$

In un recipiente di volume $V = 5000 \text{ cm}^3$ viene fatto il vuoto fino a raggiungere la pressione di 10^{-6} mm Hg .

Trovare il rapporto $\frac{n_i}{n_e}$ tra il numero di molecole per unità di volume all'interno e all'esterno del recipiente all'equilibrio termico.

A corso di un foro di sezione A la pressione interna comincia a volare. Quali sono le dimensioni del foro se in un minuto la pressione interna raggiunge 10^{-3} mm Hg e la velocità media delle molecole è 500 ms^{-1} ? (distribuzione di Maxwell Boltzmann)



Traffondendo i gas all'interno e all'esterno come perfetti

$$P_i = n_i k_B T$$

$$P_e = n_e k_B T$$

All'equilibrio termico: $\frac{n_i}{n_e} = \frac{P_i}{P_e}$

$$\text{ma } P_e = 10^6 \text{ mm} = 760 \text{ mm Hg} \quad \frac{n_i}{n_e} = 1.3 \cdot 10^{-9}$$

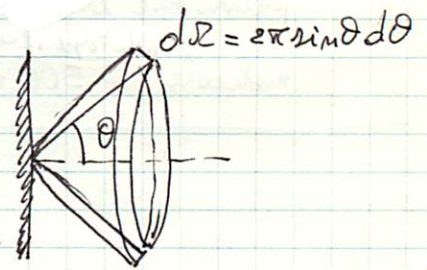
In presenza del foro di sezione A occorre calcolare il numero di particelle $dN_{e \rightarrow i}$ che entrano e quello che esce $dN_{i \rightarrow e}$ in un tempo dt .

Supponendo che tutte le particelle ^{di un gas di densità n} abbiano velocità v di direzione costante in modulo. Il numero di particelle che nel tempo dt attraversano una superficie A da un verso è:

$$dN = \int_0^{\frac{\pi}{2}} n \cdot (A v \cos \theta dt) \cdot \frac{2\pi \sin \theta d\theta}{4\pi}$$

essendo $\frac{2\pi \sin \theta d\theta}{4\pi}$ la frazione di particelle che si muovono nelle direzioni comprese tra θ e $\theta + d\theta$

l'integrazione è tra θ e $\frac{\pi}{2}$ onde scartare le particelle che attraversano A dalle parti opposte



$$dN = n A v dt \frac{1}{2} \int_0^{\frac{\pi}{2}} \sin \theta d(\sin \theta) = \frac{1}{4} A v dt$$

Il numero di particelle per unità di volume all'interno del recipiente aumenta nel tempo dt della quantità: ($v_i = v_e$ poiché $T_i = T_e$)

$$dn_i = \frac{dN_{e \rightarrow i} - dN_{i \rightarrow e}}{V} = \frac{A v}{4V} (n_e - n_i) dt$$

$$\frac{dn_i}{n_e - n_i} = \frac{A v}{4V} dt \quad \frac{n_e - n_i(t)}{n_e - n_i(0)} = e^{-\frac{A v}{4V} t}$$

$$P_i(t) = P_e \frac{n_i(t)}{n_e} = P_e \left[1 - \left(1 - \frac{n_i(0)}{n_e} \right) e^{-\frac{A v}{4V} t} \right]$$

$$\frac{A v}{4V} t = \ln \left(\frac{1 - \frac{n_i(0)}{n_e}}{1 - \frac{P_i(t)}{P_e}} \right)$$

$A = 8.8 \cdot 10^{-13} \text{ m}^2$ che corrisponde ad un foro circolare di raggio $r = 0.5 \mu$

Si consideri una miscela di due gas ideali A e B formati da n_A e n_B molecole per unità di volume di massa m_A e m_B . La miscela sia in equilibrio a temperatura T . Si calcoli la distribuzione di probabilità per le velocità relative delle molecole A rispetto a quelle B.

La probabilità che una particella A abbia velocità compresa tra \underline{v}_A e $\underline{v}_A + d\underline{v}_A$ è:

$$dP_A = \left(\frac{m_A}{2\pi k_B T} \right)^{3/2} e^{-\frac{m_A v_A^2}{2k_B T}} d\underline{v}_A$$

Analogamente per B.

La probabilità che una coppia di particelle, la prima di tipo A e la seconda di tipo B, abbia velocità compresa tra \underline{v}_A e $\underline{v}_A + d\underline{v}_A$ e \underline{v}_B e $\underline{v}_B + d\underline{v}_B$ è:

$$dP_A \cdot dP_B = \frac{(m_A \cdot m_B)^{3/2}}{(2\pi k_B T)^3} e^{-\frac{m_A v_A^2 + m_B v_B^2}{2k_B T}} d\underline{v}_A d\underline{v}_B$$

si passa:

$$\begin{cases} \underline{V} = \underline{v}_A - \underline{v}_B \\ \underline{V} = \frac{m_A \underline{v}_A + m_B \underline{v}_B}{m_A + m_B} \end{cases}$$

cioè

$$\begin{cases} \underline{v}_A = \underline{V} + \frac{m_B}{m_A + m_B} \underline{V} \\ \underline{v}_B = \underline{V} - \frac{m_A}{m_A + m_B} \underline{V} \end{cases}$$

Poiché lo Jacobiano della trasformazione $v_A, v_B \rightarrow v, V$ è

$$J = \begin{vmatrix} 1 & -1 \\ \frac{m_A}{m_A+m_B} & \frac{m_B}{m_A+m_B} \end{vmatrix} = 1 \quad \text{si ha } d\underline{v}_A d\underline{v}_B = d\underline{v} d\underline{V}$$

La probabilità cercata si ottiene integrando $dP_A \cdot dP_B$ rispetto a \underline{V}

$$dP = \int d\underline{V} \frac{(m_A m_B)^{3/2}}{(2\pi k_B T)^3} e^{-\frac{(m_A+m_B)V^2 + \mu v^2}{2k_B T}} d\underline{v}$$

dove $\mu = \frac{m_A m_B}{m_A + m_B}$

$$\begin{aligned} dP &= \frac{(m_A m_B)^{3/2}}{(2\pi k_B T)^3} e^{-\frac{\mu v^2}{2k_B T}} d\underline{v} \quad 4\pi \int_0^{\infty} V^2 e^{-\frac{(m_A+m_B)V^2}{2k_B T}} dV = \\ &= \frac{(m_A m_B)^{3/2}}{(2\pi k_B T)^3} e^{-\frac{\mu v^2}{2k_B T}} d\underline{v} \quad 4\pi \cdot \frac{\sqrt{\pi}}{4} \left(\frac{2k_B T}{m_A+m_B}\right)^{3/2} = \\ &= \left(\frac{\mu}{2\pi k_B T}\right)^{3/2} e^{-\frac{\mu v^2}{2k_B T}} d\underline{v} \end{aligned}$$

la distribuzione di probabilità è:

$$f(\underline{v}) = \left(\frac{\mu}{2\pi k_B T}\right)^{3/2} e^{-\frac{\mu v^2}{2k_B T}}$$

$$\text{se } m_A = m_B = m \quad \overline{v_{\text{rel}}^2} = 4\sqrt{\frac{k_B T}{m}} \quad \overline{v_{\text{rel}}^2} = \frac{6 k_B T}{m}$$

Una sfera di raggio r costruita da un materiale di densità ρ e calore specifico c inizialmente alla temperatura T_0 si raffredda per irraggiamento. Trovare l'andamento della temperatura supponendo che la sfera sia assimilabile ad un corpo nero.



$$m = \frac{4}{3} \pi r^3 \rho$$

$$c$$

La quantità di calore emessa dalla sfera per unità di tempo e di superficie è data dalla legge di Boltzmann:

$$\frac{dQ}{S dt} = -\sigma T^4$$

dove $\sigma = 5.6697 \cdot 10^{-8} \text{ W m}^{-2} \text{ K}^{-4}$ è la costante universale di Stefan-Boltzmann

$$dQ = -4\pi r^2 \sigma T^4 dt$$

ciò provoca una diminuzione di temperatura:

$$dQ = \frac{4}{3} \pi r^3 \rho c dT$$

quindi

$$-4\pi r^2 \sigma T^4 dt = \frac{4}{3} \pi r^3 \rho c dT$$

$$-\frac{dT}{T^4} = \frac{3\sigma}{\rho r c} dt$$

$$\int_{T_0}^{T(t)} -\frac{dT}{T^4} = \frac{3\sigma}{\rho r c} \int_0^t dt$$

$$\frac{1}{3} \left(T(t)^{-3} - T_0^{-3} \right) = \frac{3\sigma}{\rho r c} t$$

$$\frac{1}{T(t)^3} = \frac{1}{T_0^3} + \frac{9\sigma}{\rho r c} t$$

$$T(t) = \frac{T_0}{\sqrt[3]{1 + \frac{9\sigma T_0^3}{\rho r c} t}}$$

