

**Scegliere e svolgere 3 esercizi sui 4 proposti**

**Esercizio 1**

Il libero cammino medio  $\lambda$  delle molecole di un gas può essere determinato per esempio, dalla misura della viscosità del gas. A 20 °C e 75cmHg di pressione tali misure danno, per Argon (atomico) e Azoto (molecolare N<sub>2</sub>) i seguenti valori:

$$\lambda_{Ar} = 9,9 \times 10^{-6} \text{ cm e } \lambda_{N_2} = 27,5 \times 10^{-6} \text{ cm.}$$

Trovare il rapporto tra il diametro effettivo dell'argon e quello dell'azoto;  
Calcolare il valore del libero cammino medio dell'argon a 20 °C e 15cmHg.

**Esercizio 2**

Calcolare la variazione di entalpia di 1 mol di vapor d'acqua (da trattare come gas reale descritto dalle costanti  $a=5,8 \text{ l}^2\text{atm/mol}^2$  e  $b = 31,9\text{ml/mol}$ ) sottoposta a un'espansione isoterma a  $T = 400 \text{ K}$  da  $V_i = 5$  litri a  $V_f = 10$  litri.

**Esercizio 3**

Una mole di gas ideale monoatomico compie un ciclo ABC, in cui AB è un'espansione adiabatica irreversibile, BC un'isobara reversibile che riporta il gas al volume iniziale, CA una isocora reversibile che chiude il ciclo.

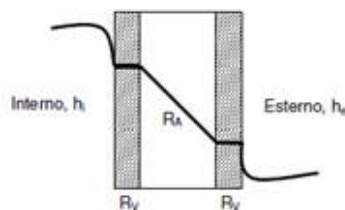
Calcolarne il rendimento sapendo che  $T_A = 2T_B$  e  $\Delta S_{BC} + \Delta S_{CA} = -6 \text{ J/K}$ .

**Esercizio 4**

Calcolare il flusso di calore disperso attraverso una finestra nei seguenti tre casi:

- 1) doppio vetro con spessore dell'intercapedine d'aria inferiore o uguale a 2 cm. In questo caso si può ritenere l'aria ferma all'interno dell'intercapedine.
- 2) doppio vetro con spessore dell'intercapedine maggiore di 2 cm. All'interno si instaurano moti convettivi
- 3) vetro singolo

Lo spessore dei vetri è 5 mm, con conduttività  $k_v = 1.4 \text{ W/m}^\circ\text{C}$ . La temperatura esterna è di -5°C e la temperatura interna del locale è di 20 °C. La conduttanza convettiva all'interno del locale  $h_i = 8.14 \text{ W/m}^2^\circ\text{C}$ , all'esterno  $h_e = 23.26 \text{ W/m}^2^\circ\text{C}$ ; quella all'interno dell'intercapedine (caso 2) è  $h = 6.98 \text{ W/m}^2^\circ\text{C}$  e, infine, la conduttività dell'aria è  $k_a = 0.023 \text{ W/m}^\circ\text{C}$ . Si supponga un'area di 1 m<sup>2</sup>.



## ES. 1

**Soluzione:** La relazione che lega il diametro effettivo al libero cammino medio è

$$\lambda = \frac{1}{4\sqrt{2}\pi r^2 n}$$

da cui

$$r = \lambda = \sqrt{\frac{1}{4\sqrt{2}\pi \lambda n}}$$

Il rapporto sarà quindi, a parità di temperatura e pressione, espresso da

$$\frac{r_{Ar}}{r_{N_2}} = \sqrt{\frac{\lambda_{N_2}}{\lambda_{Ar}}} = 1.7$$

Utilizzando la legge dei gas perfetti,  $pV = nRT$ , si ha  $\frac{n}{V} = \frac{p}{RT}$ , da cui

$$\frac{N}{V} = \frac{N_A n}{V} = \frac{N_A p}{RT}$$

e confrontando per i due diversi valori di pressione e temperatura, si ha

$$\frac{\lambda_2}{\lambda_1} = \frac{\lambda_2}{9.9 \cdot 10^{-6} \text{ cm}} = \frac{p_1 T_2}{p_2 T_1} = \frac{75 \times 293}{15 \times 293} = 5.0 \cdot 10^{-5} \text{ cm}$$

## ES. 2

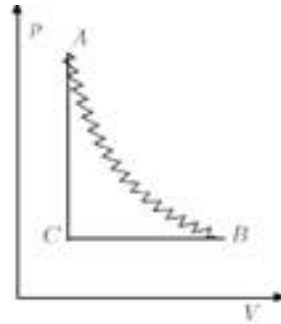
Dalla definizione di entalpia, abbiamo

$$\Delta H = \Delta U + p_2 V_2 - p_1 V_1,$$

e quindi

$$\begin{aligned} \Delta H &= n c_V (T_2 - T_1) + a n^2 \left( \frac{1}{V_1} - \frac{1}{V_2} \right) + p_2 V_2 - p_1 V_1 = \\ &= a n^2 \left( \frac{1}{V_1} - \frac{1}{V_2} \right) + p_2 V_2 - p_1 V_1 = \\ &= a n^2 \left( \frac{1}{V_1} - \frac{1}{V_2} \right) + V_2 \left( \frac{RT}{V_2 - nb} - \frac{a n^2}{V_2^2} \right) - V_1 \left( \frac{RT}{V_1 - nb} - \frac{a n^2}{V_1^2} \right) = \\ &= 2 a n^2 \left( \frac{1}{V_1} - \frac{1}{V_2} \right) + RT \left( \frac{V_2}{V_2 - nb} - \frac{V_1}{V_1 - nb} \right) = \\ &= 2 \cdot 5,8 \cdot 10^{-6} \cdot 1,01 \cdot 10^5 \left( \frac{1}{5 \cdot 10^{-3}} - \frac{1}{10 \cdot 10^{-3}} \right) + \\ &+ 8,31 \cdot 400 \cdot \left( \frac{10}{10 - 0,032} - \frac{5}{5 - 0,032} \right) = 106,5 \text{ J.} \end{aligned}$$

ES. 3



$$\eta = 1 - \frac{Q_{BC}}{Q_{CA}} = 1 - \frac{C_p(T_B - T_C)}{C_V(T_A - T_C)} = 1 - \gamma \frac{T_B/T_C - 1}{T_A/T_C - 1}. \quad (1)$$

Dall'equazione di stato si ha:

$$\frac{T_B}{T_C} = \frac{V_B}{V_C} = \frac{V_B}{V_A}, \quad \Rightarrow \quad T_C = T_B \frac{V_A}{V_B}.$$

La (1) diventa,

$$\eta = 1 - \gamma \frac{V_B/V_A - 1}{T_A V_B / T_B V_A - 1} = 1 - \gamma \frac{V_B/V_A - 1}{2V_B/V_A - 1}. \quad (2)$$

Per ricavare il rapporto  $V_B/V_A$ , si osservi che la variazione di entropia del ciclo è nulla

$$\Delta S_{AB} + \Delta S_{BC} + \Delta S_{CA} = 0, \quad \Rightarrow \quad \Delta S_{AB} - 6 = 0. \quad (3)$$

Poiché

$$\Delta S_{AB} = C_V \ln \frac{T_B}{T_A} + R \ln \frac{V_B}{V_A}, \quad T_A = 2T_B,$$

sostituendo nella (3) si ha

$$C_V \ln \frac{1}{2} + R \ln \frac{V_B}{V_A} = 6.$$

Quindi, dividendo per  $C_V$ ,

$$\ln \frac{1}{2} + \frac{R}{C_V} \ln \frac{V_B}{V_A} = \frac{6}{C_V}.$$

Essendo

$$\frac{R}{C_V} = \frac{C_p - C_V}{C_V} = \gamma - 1,$$

si ottiene

$$\ln \frac{1}{2} + \ln \left( \frac{V_B}{V_A} \right)^{\gamma-1} = \frac{6}{C_V},$$

ovvero,

$$\ln \frac{1}{2} \left( \frac{V_B}{V_A} \right)^{\gamma-1} = \frac{6}{C_V},$$

Si ottiene:

$$\frac{V_B}{V_A} = 2^{1/(\gamma-1)} e^{6/[C_V(\gamma-1)]} = 2^{3/2} e^{6/R} = 5,8.$$

Sostituendo nella (2) si ottiene:

$$\eta = 0,248.$$

Si rammenti che per il gas ideale monoatomico  $\gamma = 1,66$ .

#### ES. 4

1. la quantità di calore prodotta in questo primo caso vale

$Q = \Delta T / R_{TOT}$  dove la resistenza totale è la somma delle diverse resistenze convettive e conduttive.

$R_{TOT} = 1/h_i A_V$  (convezione sulla superficie interna) +  $2 \Delta x_V / k_V A_V$  (conduzione vetri) +  $\Delta x_A / k_A A_A$  (conduzione aria intercapedine) +  $1/h_e A_V$  (convezione sulla superficie esterna) =

$$\begin{aligned} &= 1/8,14 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 2 \cdot 0,005/1,4 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 0,02/0,023 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 1/23,26 \text{ } ^\circ\text{C/W} = \\ &= 0,122 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 0,007 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 0,87 \text{ } ^\circ\text{C/W} + 0,043 \text{ } ^\circ\text{C/W} = \\ &= 1,042 \text{ } ^\circ\text{C/W} \end{aligned}$$

$$Q = \Delta T / R_{TOT} = 25 \text{ } ^\circ\text{C} / 1,042 \text{ } ^\circ\text{C/W} = 24 \text{ W.}$$

Il flusso sarà dunque uguale a  $\dot{q} = 24 \text{ W/m}^2$

2. In questo caso si creano dei moti convettivi su entrambe le superfici di vetro all'interno dell'intercapedine. La quantità di calore prodotta in questo caso vale

$$Q = \Delta T / R_{TOT}$$

dove

$$R_{TOT} = 1 / h_i A_V \text{ (convezione sulla superficie interna)} + 2 \Delta x_V / k_V A_V \text{ (conduzione vetri)} + 2 1 / h_A A_A \text{ (convezione dell'aria intercapedine)} + 1 / h_e A_V \text{ (convezione sulla superficie esterna)} =$$

$$\begin{aligned} &= 1/8.14^\circ\text{C/W} + 2 \cdot 0.005/1.4^\circ\text{C/W} + 2 \cdot 1/6.98^\circ\text{C/W} + 1/23.26^\circ\text{C/W} = \\ &= 0.122^\circ\text{C/W} + 0.007^\circ\text{C/W} + 0.286^\circ\text{C/W} + 0.043^\circ\text{C/W} = \\ &= 0.458^\circ\text{C/W} \end{aligned}$$

Quindi:

$$Q = \Delta T / R_{TOT} = 25 \text{ W} / 0.458^\circ\text{C/W} = 54.6 \text{ W.}$$

Il flusso sarà dunque uguale a  $\dot{q} = 54.6 \text{ W/m}^2$

3. La quantità di calore prodotta in questo caso vale

$$Q = \Delta T / R_{TOT}$$

$$\text{dove } R_{TOT} = 1 / h_i A_V \text{ (convezione superficie interna)} + \Delta x_V / k_V A_V \text{ (conduzione vetro)} + 1 / h_e A_V \text{ (convezione superficie esterna)} =$$

$$\begin{aligned} &= 1/8.14^\circ\text{C/W} + 0.005/1.4^\circ\text{C/W} + 1/23.26^\circ\text{C/W} = \\ &= 0.122^\circ\text{C/W} + 0.0035^\circ\text{C/W} + 0.043^\circ\text{C/W} = \\ &= 0.168^\circ\text{C/W} \end{aligned}$$

$$Q = \Delta T / R_{TOT} = 25 \text{ W} / 0.168^\circ\text{C/W} = 148.8 \text{ W.}$$

Il flusso sarà dunque uguale a  $\dot{q} = 148.8 \text{ W/m}^2$

Si nota che i doppi vetri permettono di disperdere meno calore all'esterno. Se, però, sono troppo lontani, si instaurano dei moti convettivi che facilitano il trasporto del calore e rendono meno conveniente il fatto di avere i doppi vetri.