

(1)

TERMODINAMICA: PROBLEMI SU
L'PRINCIPIO E LEGGE GAS PERFETTI

Due corpi di masse m_1, m_2 , di calore specifico c_1, c_2 sono posti a temperature T_1, T_2 . Poi si e' controllato raggiungere la temperatura d'equilibrio T_e delle due.

$$\left[\frac{m_1, c_1}{T_1} \right] \xrightarrow{Q} \left[\frac{m_2, c_2}{T_2} \right] \quad \text{Se } T_1 > T_2$$

Viamo scrivere una quantità di calore d'variav.:

$$Q_1 = m_1 c_1 (T_e - T_1) \geq 0 \quad \text{se } T_1 \leq T_e$$

$$Q_2 = m_2 c_2 (T_e - T_2) \leq 0 \quad \text{se } T_2 \geq T_e$$

Saranno $Q_1 = -Q_2$

Lo scambio totale di calore deve essere nullo:

$$0 = Q_{TOT} = Q_1 + Q_2$$

$$m_1 c_1 (T_e - T_1) + m_2 c_2 (T_e - T_2) = 0$$

che da

\Rightarrow

$$T_e = \frac{m_1 c_1 T_1 + m_2 c_2 T_2}{m_1 c_1 + m_2 c_2}$$

$$\text{se } m_1 c_1 \gg m_2 c_2 \Rightarrow T_e \approx T_1$$

$m c = \text{costante}$

PARTICOLARI TRASFORMAZIONI

a) Trasformazione isocore: $V = \text{costante}$.

$$L = \int_A^B P dV = 0 \Rightarrow Q = \Delta U \quad (\text{I}^\circ \text{ principio})$$

Il calore scambiato a volume costante è quindi zero

$$\boxed{Q = n c_V (T_B - T_A) = \Delta U}$$

Quindi shall' eguagliare i due stati $PV = nRT$

$$\Rightarrow T/P = \text{cost} \Rightarrow T_A/P_A = T_B/P_B$$

if volume specifico
è definito in
generale come

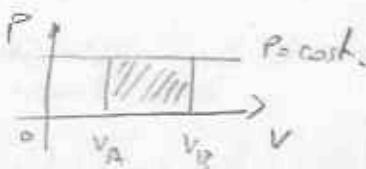
$$c = \frac{1}{n} \frac{dQ}{dT}$$

$$\boxed{\frac{T_A}{T_B} = \frac{P_A}{P_B}}$$

$$\downarrow \\ C_V = \frac{1}{n} \frac{dQ}{dT} \Big|_{V=\text{cost}}$$

b) Trasformazione isobore: $P = \text{costante}$.

$$L = \int_A^B P dV = P \int_A^B dV = P (V_B - V_A)$$



Il calore scambiato a pressione costante è quindi zero

$$\boxed{Q = n c_P (T_B - T_A)}$$

$$C_P = \frac{1}{n} \frac{dQ}{dT} \Big|_{P=\text{cost}}$$

Quindi shall' eguagliare i due stati $PV = nRT$

$$\Rightarrow \frac{nRT}{V} = \text{cost} \Rightarrow \frac{T_B}{V_B} = \frac{T_A}{V_A}$$

$$\boxed{\frac{V_B}{V_A} = \frac{T_B}{T_A}}$$

Metendo tutto insieme nel primo principio delle transformazioni chiave:

$$n c_P (T_B - T_A) - P(V_B - V_A) = \Delta U$$

$$n c_P (T_B - T_A) - P \left(\frac{nRT_B}{P} - \frac{nRT_A}{P} \right) = \Delta U$$

$$nC_p(T_B - T_A) - nR(T_B - T_A) = \Delta U$$

②

Quando le variazioni di energia interna fanno trasformazione isoterma è:

$$\Delta U = n(C_p - R)(T_B - T_A)$$

In fine potendo scrivere $\Delta U = nC_V(T_B - T_A)$ ottengo

	C_V	C_P
GAS MONOATOMICI	$\frac{3}{2}R$	$\frac{5}{2}R$
GAS DIATOMICI	$\frac{5}{2}R$	$\frac{7}{2}R$

$$C_V = C_p - R$$

$$\Rightarrow C_p = C_V + R \quad \begin{matrix} \text{(RELATIIONE N)} \\ \text{MAYER} \end{matrix}$$

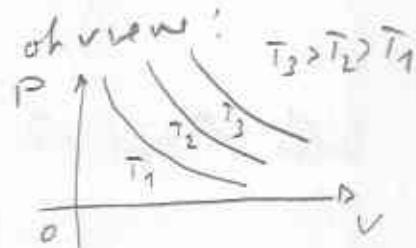
Il calore specifico è perciò costante in un processo obbligato a volume costante - la nostra operazione consiste nel fatto che a pressione costante c'è il lavoro fatto dal gas per la variazione di volume -

) Trasformazione isotermica : $T = \text{costante}$

per un gas ideale $T = \text{cost}$ $\Rightarrow \Delta U = 0$

Il primo principio della termo dinamica ottiene:

$$Q = L$$



Il lavoro è esprimibile come

$$L = \int_A^B P dV = \int_A^B \frac{nRT}{V} dV = nRT \int_A^B \frac{dV}{V} = nRT \ln \frac{V_B}{V_A}$$

quindi il calore scambiato è

$$Q_{AB} = nRT \ln \frac{V_B}{V_A}$$

$$PV = \text{cost}$$

$$P_A V_A = P_B V_B \Rightarrow$$

$$\frac{P_A}{P_B} = \frac{V_B}{V_A}$$

o) Trasformazione ciclica : $\Delta U = 0$

Nel primo principio delle termodinamica ottieni:

$$Q = L$$

dove $Q = \sum Q_i$ e $L = \sum L_i$

sono le quantità di calore che non scompaiono durante la varia trasformazione che compongono quella cicla.

Il rendimento è definito come il lavoro compiuto nel ciclo diviso il calore necessario per effettuare la trasformazione ciclica.

$$\eta = \frac{L}{Q_{\text{ass}}} = \frac{\sum L_i}{\sum Q_{\text{ass}} i}$$

In mole n è definito come:

$$n = \frac{N}{N_A} \rightarrow \text{numero totale di particelle}$$

$$n = \frac{N}{N_A} \rightarrow \text{numero di Avogadro}$$

Dalla legge dei gas perfetti ottieni:

$$PV = nRT = N \frac{R}{N_A} T = N k_B T \quad \text{e: costante di Boltzmann}$$

$$\Rightarrow n = \frac{PV}{RT} = \frac{N}{N_A} \Rightarrow N = \frac{PV}{RT} N_A$$

o) Trasformazione adiabatica : $Q = 0$

$$L = -\Delta U$$

(3)

primo obiettivo:

$$L_{AB} = -\Delta U = -n\alpha_V(T_B - T_A) =$$

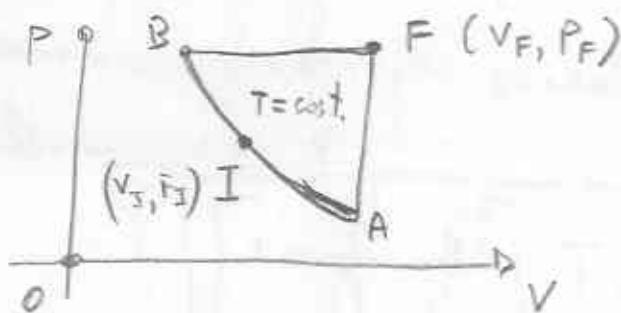
$$= \dots = \frac{1}{\gamma-1} (P_A V_A - P_B V_B)$$

$$\text{con } \gamma = C_P/C_V.$$

In generale otteniamo:

$$\boxed{\begin{aligned} TV^{\gamma-1} &= \text{cost}, & PV^\gamma &= \text{cost}, \\ T P^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} &= \text{cost}, & T P^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} &= \text{cost}; \end{aligned}}$$
(*)

Dopo le trasformazioni anche se seguenti:



$$L_{IA} = Q_{IA} = \int_I^A P dV = \int_I^A \frac{nRT}{V} dV = nRT \ln \frac{V_A}{V_I}$$

lungo il tratto IA la trasformazione è isoterma perché
 $PV = \text{cost.}$

$$P_I V_I = P_A V_A \Rightarrow V_A = \frac{P_I}{P_A} V_I \quad e \quad P_A = \frac{V_I}{V_A} P_I$$

Lungo il tratto AF la trasformazione è isocora perché:

$$P_A/P_F = T/T_F \Rightarrow T_F = \frac{P_F}{P_A} T$$

Pertanto si ottiene:

$$T_F = \frac{P_F}{V_I/V_A P_I} T = \frac{V_A}{V_I} \frac{P_F}{P_I} T$$

abbiamo seguito la temperatura finché T_F è terminata
di quale maggiore $T_I = T$ attraverso le due trasformazioni
isotermica (IA) ed isocora (AF) -

Il calore lungo il tratto AF è:

$$Q_{AF} = nC_V(T_F - T) = nC_V \left(\frac{V_A}{V_I} \frac{P_F}{P_I} T - T \right) = \\ = nC_V T \left[\frac{V_A}{V_I} \frac{P_F}{P_I} - 1 \right];$$

Il lavoro lungo il tratto AF è uguale (trasformazione isocora).
Quindi il calore complessivo lungo il tratto IAF è:

$$Q_{IAF} = Q_{IA} + Q_{AF} = nRT \ln \frac{V_A}{V_I} + nC_V T \left[\frac{V_A}{V_I} \frac{P_F}{P_I} - 1 \right]$$

ed in definitivo, volendo ottenere le variazioni di entalpia
gassantea, abbiamo:

$$\Delta U_{IAF} = Q_{IAF} - L_{IAF} = nC_V T \left[\frac{V_A}{V_I} \frac{P_F}{P_I} - 1 \right]$$

Notiamo che la variazione dell'energia interna è legata
soltanto al tratto AF in presenza del tratto IA abbiamo
una trasformazione isoterma per cui l'energia interna
del gas rimane costante -

Notiamo inoltre varie ragioni spieghiamo infatti
intervallando valori PV. Esempio ΔU una variabile
di stato non potrà dipendere dal percorso - È istruito
calcolare le stesse grandezze attraverso un nuovo percorso -

Inoltre:

(4)

$$L_{IB} = nRT \ln \frac{V_B}{V_I} = Q_{IB}$$

lungo fronte IA (senza raffreddamento) - Inoltre abbiamo:

$$\frac{P_0}{P_I} = \frac{V_I}{V_B} \Rightarrow P_B = \frac{V_B}{V_I} P_I \Rightarrow P_F = P_B = \frac{V_B}{V_I} P_I$$

lungo fronte BF (fronte raffreddamento):

$$L_{BF} = P_B (V_F - V_B) = \frac{V_B}{V_I} P_I (V_F - V_B);$$

Il calore lungo fronte BF è

$$Q_{BF} = nC_p(T_F - T)$$

Per venire giù di energia interna lungo fronte IBF:

$$\Delta U_{IBF} = nC_p(T_F - T) + nRT \ln \frac{V_B}{V_I} - \left\{ nRT \ln \frac{V_B}{V_I} + \right.$$

$$\left. + \frac{V_B}{V_I} P_I (V_F - V_B) \right\} =$$

$$= nC_p(T_F - T) - \frac{V_B}{V_I} P_I (V_F - V_B);$$

Onde:

$$\boxed{\Delta U_{IBF} = nC_p(T_F - T) - \frac{V_B}{V_I} P_I (V_F - V_B)}$$

Si considera che le trasformazioni siano adibite
ovvero

$$\Delta U_{IAF} = - \Delta U_{IBF}$$

Per un dato gas perfetto ottiene del primo principio della termodinamica:

$$dU = dQ - dL$$

Sovra che $dU = nC_V dT$ (è sempre possibile scrivere le pressioni di ciascuna interna in termini del calore specifico e volume costante). Il lavoro, invece, è dato da

$$dL = PdV$$

N.B.. Il simbolo d vuole intendere che non vi sia in variazione di differenziale esatt. (cioè frazioni di stato).

Ora:

$$\begin{aligned} \text{dS} &= \frac{dQ}{T} = \frac{nC_V dT + PdV}{T} = nC_V \frac{dT}{T} + \frac{nR}{V} \frac{dV}{T} = \\ &= nC_V \frac{dT}{T} + nR \frac{dV}{V} \\ &= n \left\{ C_V \frac{dT}{T} + R \frac{dV}{V} \right\} \end{aligned}$$

Ovvi. ipotizzando una generica trasformazione fra uno stato "i" ed uno stato "j", ottiene:

$$S_{ij} = nC_V \int_{T_i}^{T_j} \frac{dT}{T} + nR \int_{V_i}^{V_j} \frac{dV}{V} =$$

$$S_{ij} = nC_V \ln T_j/T_i + nR \ln V_j/V_i$$

(5)

Calcolare la variazione d'entropia per un corpo di massa m e calore specifico c quando si ha una variazione di temperatura che $T_1 \rightarrow T_2$.

La quantità di calore trasferita è

$$dQ = mc dT$$

quindi l'entropia dS è data da:

$$dS = \frac{dQ}{T} = mc dT/T$$

$$\Delta S = \int_{T_1}^{T_2} dS = mc \int_{T_1}^{T_2} dT/T = mc \ln \frac{T_2}{T_1}$$

Notiamo che se $T_1 < T_2$ allora $\ln T_2/T_1 > 0$ elet $S > 1$

d'entropia del serbatoio in cui si immessa il nuovo sistema fisico è data da:

$$dS_{SERB} = - \frac{mc dT}{T^2} \Rightarrow \Delta S_{SERB} = - \frac{mc(T_2 - T_1)}{T_2}$$

È da notare che durante la variazione della temperatura quella del serbatoio (per effetto di risciacquo) resta costante. Quindi $\Delta S_{SERB} < 0$. È ancora da notare che il trasferimento di calore non può che essere uguale in modulo:

$$\Delta Q_{SERB} = - \Delta Q$$

La variazione d'entropia totale è:

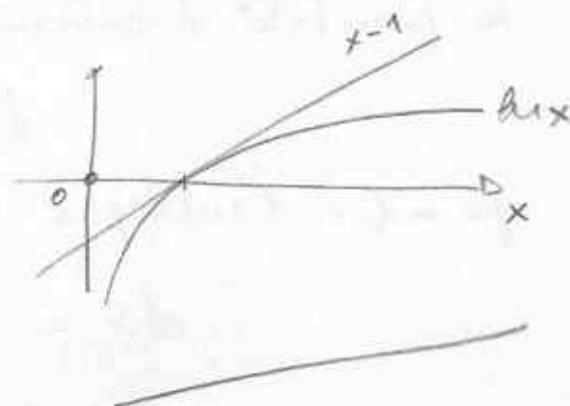
$$\Delta S_{TOT} = \Delta S_{SERB} + \Delta S = - \frac{mc(T_2 - T_1)}{T_2} + mc \ln \frac{T_2}{T_1} =$$

$$= mc \left(\frac{T_1}{T_2} - 1 \right) + mc \ln \frac{T_2}{T_1} =$$

$$= mc \left(\frac{T_1}{T_2} - 1 - \ln \frac{T_1}{T_2} \right) > 0 \quad \text{sempre se } T_2 > T_1$$

Follows $x = T_1/T_2 < 1$

$$f(x) = x - 1 - \ln x > 0 \quad \forall x$$



hanno la seguente relazione di "subaffinità" rispetto all'esponente "libero" che mi dà il volume di un parallelepipedo.

N.B. Essendo libere l'esponente la temperatura non varia (però il numero fisico snello calore e confezione lavoro oppure calore calore e confezione lavoro in modo che la temperatura resta costante e non varia l'energia interna).

Quindi

$$\Delta S = \int_i^f \frac{\delta Q}{T} = \frac{1}{T} \int_i^f \delta Q = \frac{1}{T} \int_i^f \rho dV =$$

$$= \frac{1}{T} \int_{V_i}^{V_f} \frac{uRT}{V} dV = uR \ln \frac{V_f}{V_i} = uR \ln m$$

dove $V_f = m V_i$ con $m \in \mathbb{N}$.

6

abbassare la variazione di entropia causata
di trasformazione di una purezza di colore $|\alpha|$
da una sorgente a temperatura T_c ad un'altra sorgente
a temperatura $T_f > T_c$.

$$\Delta S = \Delta S_c + \Delta S_f \quad (\text{variazione totale di entropia})$$

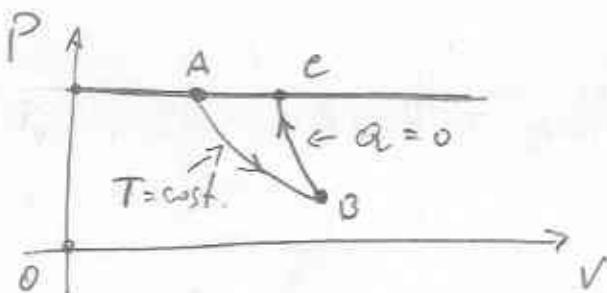
$$\Delta S_c = \int \frac{\delta Q}{T_c} = \frac{1}{T_c} \int \delta Q = \frac{\alpha c}{T_c} = -\frac{|\alpha|}{T_c}$$

$$\Delta S_f = \int \frac{\delta Q}{T_f} = \frac{1}{T_f} \int \delta Q = \frac{\alpha f}{T_f} = \frac{|\alpha|}{T_f}$$

$\Delta S_c < 0$ e $\Delta S_f > 0$ ne possiamo obbervare:

$$\Delta S = -\frac{|\alpha|}{T_c} + \frac{|\alpha|}{T_f} = |\alpha| \left(\frac{1}{T_f} - \frac{1}{T_c} \right) > 0$$

Possiamo la trasformazione seguire:



abbassare le variabili
termodinamiche nello
stato C appena

$$V_B = m V_A -$$

le pressioni in C sono le stesse che in A - quindi:

$$P_C = P_A = \frac{nRT}{V_A}$$

In poiché AB ottiene un'isoterma:

$$\Rightarrow P_A V_A = P_B V_B = m P_B V_A \Rightarrow P_B = P_A / m$$

In po' di fratt. si (simplificando) ottiene:

$$P_B V_B^{\frac{1}{\gamma}} = P_C V_C^{\frac{1}{\gamma}} \Rightarrow P_B V_B^{\frac{1}{\gamma}} = P_A V_C^{\frac{1}{\gamma}}$$

$$\left(\frac{P_B}{P_A} \right)^{\frac{1}{\gamma}} = \frac{V_C}{V_B} \Rightarrow V_C = \left(\frac{P_B}{P_A} \right)^{\frac{1}{\gamma}} V_B$$

me stesse trasformazioni precedente ottiene:

$$V_C = \left(\frac{P_B}{P_A} \right)^{\frac{1}{\gamma}} m V_A = \left(\frac{1}{m} \right)^{\frac{1}{\gamma}} m V_A$$

$$\Rightarrow V_C = m^{\frac{r-1}{r}} V_A$$

In fine misura la temperatura \bar{T}_C . Nell'espressione
che pos perfez. ottiene:

$$P_C V_C = n R \bar{T}_C \Rightarrow \bar{T}_C = \frac{P_C V_C}{n R} = \frac{1}{n R} \frac{n R T_A}{V_A} \cdot m^{\frac{r-1}{r}} V_A$$

$$\Rightarrow \bar{T}_C = m^{\frac{r-1}{r}} T_A$$

Riassumendo i lavori compiuti per le trasformazioni
 $A \rightarrow B \rightarrow C$:

$$L_{ABC} = L_{AB} + L_{BC}$$

$$L_{AB} = n R T_A \ln m$$

$$L_{BC} = - \Delta U_{BC} = - n c_V (\bar{T}_C - \bar{T}_B)$$

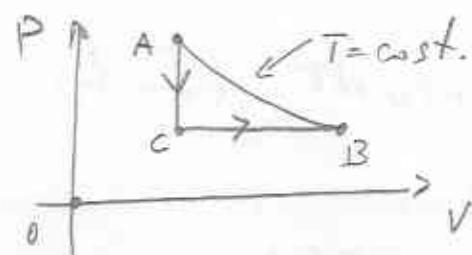
N.B. È sempre possibile leggere le variazioni di lavoro
prentorno alle variazioni delle temperature.
Quindi:

$$L_{ABC} = n R \bar{T}_A \ln m + n c_V (\bar{T}_B - \bar{T}_C) =$$

$$= nR\bar{T}_A \ln m + nC_V \left(\bar{T}_{1f} - \bar{T}_A m^{-\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right) =$$

$$= n\bar{T}_A \left\{ R \ln m + C_V \left(1 - m^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} \right) \right\};$$

Caleolare l'entropia lungo la trasformazione composita



$$\Delta S_{ACB} = \Delta S_{AC} + \Delta S_{CB} = \int_A^C \frac{dQ}{T} + \int_C^B \frac{dQ}{T} =$$

$$= \int_A^C nC_V \frac{dT}{T} + \int_C^B nC_P \frac{dT}{T} =$$

$$= nC_V \ln \bar{T}_C/\bar{T}_A + nC_P \ln \bar{T}_B/\bar{T}_C =$$

$$= nC_V \ln \bar{T}_C/T - nC_P \ln \bar{T}_C/T =$$

$$= n(C_V - C_P) \ln \bar{T}_C/T = -nR \ln \bar{T}_C/T;$$

Una trasformazione è rappresentata nella configuraione $TV = \text{cost.}$ Caleolare il lavoro durante tale trasformazione.

Controllando che $PV = nRT \rightarrow PV^2 = nRTV = \text{cost.}$

Si ha: $P_i V_i^2 = P_f V_f^2 \Rightarrow P_i(V_i) = \frac{P_f V_f^2}{V_i^2}$

Il lavoro è:

$$L_{if} = \int_i^f P dV = \int_i^f \frac{P_f V_f^2}{V_i^2} dV_i = P_f V_f^2 \left(-\frac{1}{V_i} \right)_i^f = P_f V_f^2 \left(\frac{1}{V_f} - \frac{1}{V_i} \right)$$

Dimostriamo le relazioni (*) e prop. 3 -
 Avendo una trasformazione adiabatica ($\Delta Q = 0$) si ha
 primo principio delle tensioni dinamiche diventa:

$$-L = \Delta U \Rightarrow L + \Delta U = 0$$

che nella forma infinitesima comporta:

$$P_0 dV + dU = 0$$

dU è sempre esprimibile come $nC_V dT - \Delta U - h$.

$$P_0 dV + nC_V dT = 0$$

Nell'approssimazione di per perfetti $P = nRT/V$

$$\frac{nRT}{V} dV + nC_V dT = 0$$

$$\Rightarrow \frac{R}{C_V} \frac{dV}{V} = - \frac{dT}{T} \Rightarrow \frac{R}{C_V} \int \frac{dV}{V} = - \int \frac{dT}{T}$$

$$\Rightarrow \frac{R}{C_V} \ln \frac{V}{V_0} = - \ln T/T_0 \Rightarrow (\gamma-1) \ln \frac{V}{V_0} = - \ln T/T_0$$

$$\text{poché } \gamma = C_P/C_V \text{ e } \frac{R}{C_V} = \frac{C_P - C_V}{C_V} = \frac{C_P}{C_V} - 1 = \gamma - 1$$

$$\ln \left(\frac{V}{V_0} \right)^{\gamma-1} + \ln T/T_0 = 0 \Rightarrow -\ln \left[\left(\frac{V}{V_0} \right)^{\gamma-1} \frac{T}{T_0} \right] = 0$$

$$\Rightarrow \left(\frac{V}{V_0} \right)^{\gamma-1} \frac{T}{T_0} = 1 \Rightarrow V^{\gamma-1} T = V_0^{\gamma-1} T_0$$

$$\boxed{V^{\gamma-1} T = \text{cost.}}$$

Sfruttando sempre $PV = nRT$ si ottengono le altre relazioni:

$$\text{Per un gas monoatomico } \gamma = \frac{C_P}{C_V} = \frac{5/2 R}{3/2 R} = 5/3$$

$$\text{Per un gas polidimensionale } \gamma = \dots = \frac{7/2 R}{5/2 R} = 7/5$$

Le altre relazioni si ottengono ricorrendo: (8)

$$PV = nRT \Rightarrow \begin{cases} T = PV/nR \\ V = nRT/P \end{cases}$$

$$\text{cost} = V^{\gamma-1} T = V^{\gamma-1} \frac{PV}{nR} = \frac{PV}{nR}^{\gamma} \Rightarrow \boxed{PV^{\gamma} = \text{cost.}}$$

$$\text{cost} = V^{\gamma-1} T = \left(\frac{nRT}{P}\right)^{\gamma-1} T = (nR)^{\gamma-1} \frac{T^{\gamma}}{P^{\gamma-1}} \Rightarrow \boxed{T P^{\frac{1-\gamma}{\gamma}} = \text{cost}}$$

possiamo definire anche il calore specifico per una generica trasformazione adiabatica.

[POLITROPICA]

$$PV^{\kappa} = \text{cost}$$

$$C_K = \frac{1}{n} \frac{dQ_K}{dT}$$

In maniera analoga si ottengono risultati analoghi a presa variabile. Infatti:

$$C_K = \frac{1}{n} \frac{d}{dT} [dU + PdV]_K = \frac{1}{n} \frac{dU}{dT} + \frac{1}{n} \frac{(PdV)_K}{dT} = C_V + \frac{1}{n} \frac{(PdV)_K}{dT},$$

che sostituisce $(PdV)_K/dT$

$$PV = nRT \Rightarrow PdV + VdP = nRdT \quad (\circ)$$

$$PV^{\kappa} = \text{cost} \Rightarrow \kappa PV^{\kappa-1} dV + V^{\kappa} dP = 0$$

$$\Downarrow \quad \kappa PdV + VdP = 0 \quad (\circ \circ)$$

abbiamo membro a membro abbiamo:

$$-\kappa PdV = RdT - PdV$$

che è:

$$P \partial V = -\frac{R \partial T}{1-\kappa}$$

Questa

$$\begin{aligned} C_K &= C_V + \frac{1}{\partial T} (P \partial V) = \\ &= C_V + \frac{1}{\partial T} \left(\frac{R \partial T}{1-\kappa} \right) \end{aligned}$$

Infine:

$$\boxed{C_K = C_V + \frac{R}{1-\kappa}}$$

Abbiamo ottenuto una formula del Mayor generalizzata
valida per una trasformazione estetica (general
 $\kappa = \gamma$), per una trasformazione isobara ($\kappa = 0$), eee--