



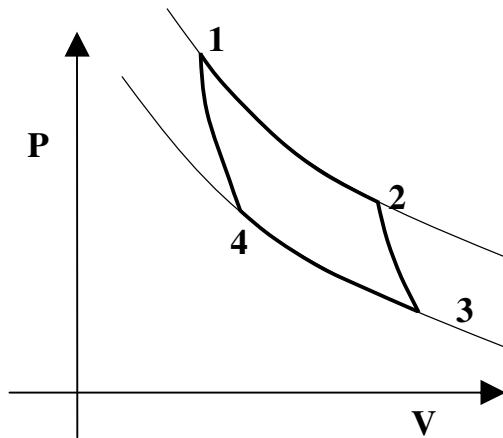
# TERMODINAMICA

## CICLO CARNOT

Prof. Mauro D'ETTORRE



### CICLO TERMODINAMICO di CARNOT



Il ciclo è 1→2→3→4→1  
1 mole di gas monoatomico.  
I dati sono

**$P_1=100.000$  Pascal**

**$T_1=400$  K**

**$V_2= \alpha V_1$  ( $\alpha=2$ )**

**$T_3=200$  K**

**$n=1$**

**$k=5/3$**

1. Calcolare il lavoro netto fornito dalla macchina termodinamica.
2. Calcolare il rendimento  $\eta$  della macchina termodinamica

Le equazioni utilizzate sono:

L'equazione dei gas perfetti  $PV = nRT$       Per le Trasformazioni adiabatiche  $\begin{cases} P_i V_i^k = P_f V_f^k \\ T_i V_i^{k-1} = T_f V_f^{k-1} \end{cases}$

Stato	Trasformazione	RICERCA CONDIZIONI DI STATO
1	Eq. di stato	$V_1 = \frac{nRT_1}{P_1}$
2	Isoterma 1→2	Si ha $\begin{cases} P_1 V_1 = nRT_1 \\ P_2 V_2 = nRT_2 \end{cases}$ poichè $T_1 = T_2 \Rightarrow \frac{P_1 V_1}{nR} = \frac{P_2 V_2}{nR} \Rightarrow P_2 = P_1 \frac{V_1}{V_2} = P_1 \frac{V_1}{\alpha V_1}$ risulta $P_2 = \frac{1}{\alpha} P_1$
3	Adiabatica 2→3	Si utilizza per prima la $T_2 V_2^{k-1} = T_3 V_3^{k-1}$ da cui si ricava $V_3 = V_2 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} = \alpha V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}$ Poi dalla $P_2 V_2^k = P_3 V_3^k$ si ricava $P_3 = P_2 \left( \frac{V_2}{V_3} \right)^k = \frac{1}{\alpha} P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}}$
4	Isoterma 3→4 + Adiabatica 4→1	Per lo stato 4 V e P vengono calcolati utilizzando le equazioni della trasformazione adiabatica 4→1 $\begin{cases} T_4 V_4^{k-1} = T_1 V_1^{k-1} \\ P_4 V_4^k = P_1 V_1^k \end{cases}$ Dalla prima si ottiene $V_4 = V_1 \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}} = V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}$ Dalla seconda si ottiene

$$P_4 = P_1 \left( \frac{V_1}{V_4} \right)^k = P_1 \left( \frac{V_1}{V_1 \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}}} \right)^k = P_1 \left( \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{1}{k-1}} \right)^k = P_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1}} = P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}}$$

Per VERIFICA si sfrutta l'equazione di stato per la trasformazione isoterma 3→4

$$\begin{cases} P_4 V_4 = nRT_4 \\ P_3 V_3 = nRT_3 \end{cases} \text{ poichè è } T_3 = T_4 \text{ deve risultare } P_4 V_4 = P_3 V_3 \text{ (*)}$$

$$\left[ P_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1}} \right] \cdot \left[ V_1 \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}} \right] = \left[ \frac{1}{\alpha} P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \right] \cdot \left[ \alpha V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} \right]$$

$$P_1 V_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}} = P_1 V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}$$

$$P_1 V_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{1}{k-1}} = P_1 V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{1}{k-1}}$$

$$P_1 V_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1} + \frac{1}{k-1}} = P_1 V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1} + \frac{1}{k-1}} \text{ infine } P_1 V_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right) = P_1 V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)$$

$$\text{Poichè } \frac{T_4}{T_1} = \frac{T_3}{T_2} \text{ si ha che la (*) è verificata.}$$

### RIEPILOGO CONDIZIONI DI STATO

Stato	P	V	T
1	<b><math>P_1 = 100.000 \text{ Pa}</math> calcolo PVT</b>	$V_1 = \frac{nRT_1}{P_1} = \frac{nR \times 400}{100.000} = \frac{nR}{250}$	<b><math>T_1 = 400 \text{ K}</math></b>
		$V_1 = \frac{nR \times 400}{100.000} = \frac{nR}{250} \approx 0,033256 \text{ m}^3$	
2	$P_2 = \frac{1}{\alpha} P_1$	$V_2 = \alpha V_1$	<b><math>T_1 = 400 \text{ K}</math></b>
	50.000 Pa	$V_2 = \alpha \frac{nR \times 400}{100.000} = \frac{nR}{125} \approx 0,066512 \text{ m}^3$	
3	$P_3 = \frac{1}{\alpha} P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}}$	$V_3 = \alpha V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}$	<b><math>T_2 = 200 \text{ K}</math></b>
	8.839 Pa	$V_3 = \alpha \frac{nR \times 400}{100.000} \left( \frac{400}{200} \right)^{\frac{3}{2}} \approx 0,188124344 \text{ m}^3$	
4	$P_4 = P_1 \left( \frac{T_4}{T_1} \right)^{\frac{k}{k-1}} = P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}}$	$V_4 = V_1 \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}} = V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}$	<b><math>T_2 = 200 \text{ K}</math></b>
	17.678	$V_4 = \frac{nR \times 400}{100.000} \left( \frac{400}{200} \right)^{\frac{3}{2}} \approx 0,094062172 \text{ m}^3$	

Trasformazione	Lavoro	Q Energia Termica
Isoterma 1→2	$L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$	$Q = L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$
	$L_{1 \rightarrow 2} = nRT_1 \ln \frac{V_2}{V_1} = nRT_1 \ln \alpha$	$Q_{1 \rightarrow 2} = nRT_1 \ln \alpha$
	<b>2305,130264 J</b>	<b>2305,130264 J</b>
Adiabatica 2→3	$L = \frac{1}{k-1} (P_i V_i - P_f V_f)$	$Q_{2 \rightarrow 3} = 0$
	$L_{2 \rightarrow 3} = \frac{1}{k-1} (P_2 V_2 - P_3 V_3) = \frac{1}{k-1} \left[ \frac{1}{\alpha} P_1 \alpha V_1 - \frac{1}{\alpha} P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \alpha V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} \right] =$ $= \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ 1 - \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} \right] = \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ 1 - \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{-\frac{1}{k-1}} \right] =$ $= \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ 1 - \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1} - \frac{1}{k-1}} \right] = \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left( 1 - \frac{T_3}{T_2} \right)$	
	<b>2494,2 J</b>	
Isoterma 3→4	$L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$	$Q = L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$
	$L_{3 \rightarrow 4} = nRT_3 \ln \frac{V_4}{V_3} = nRT_3 \ln \left( \frac{V_1 \left( \frac{T_1}{T_4} \right)^{\frac{1}{k-1}}}{\alpha V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}}} \right)$ <p>Poichè <math>\frac{T_1}{T_4} = \frac{T_2}{T_3}</math> si ha infine:</p> $L_{3 \rightarrow 4} = nRT_3 \ln \left( \frac{1}{\alpha} \right) = -nRT_3 \ln \alpha$	$Q_{3 \rightarrow 4} = -RT_3 \ln \alpha$
	<b>-1152,565132 J</b>	<b>-1152,565132 J</b>
Adiabatica 4→1	$L = \frac{1}{k-1} (P_i V_i - P_f V_f)$	$Q_{4 \rightarrow 1} = 0$
	$L_{4 \rightarrow 1} = \frac{1}{k-1} (P_4 V_4 - P_1 V_1) = \frac{1}{k-1} \left[ P_1 \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} V_1 \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} - P_1 V_1 \right] =$ $= \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_2}{T_3} \right)^{\frac{1}{k-1}} - 1 \right] = \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1}} \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{-\frac{1}{k-1}} - 1 \right] =$ $= \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left[ \left( \frac{T_3}{T_2} \right)^{\frac{k}{k-1} - \frac{1}{k-1}} - 1 \right] = \frac{1}{k-1} P_1 V_1 \left( \frac{T_3}{T_2} - 1 \right)$	
	<b>-2494,2 J</b>	
<b>Σ</b>	$L = nR(T_1 - T_3) \ln \alpha$	$Q_{TOTALE} = nR(T_1 - T_3) \ln \alpha$
	<b>1152,565132 J</b>	<b>1152,565132 J</b>

$$Q_{\text{FORNITO}} = nRT_1 \ln \alpha$$

$$2305,130264 \text{ J}$$

### Calcolo del Rendimento

$$\eta = \frac{\Delta L_{\text{netto}}}{\Delta Q_{\text{fornito}}} = \frac{nR(T_1 - T_3) \ln \alpha}{nRT_1 \ln \alpha} = \frac{(T_1 - T_3)}{T_1} = 1 - \frac{T_3}{T_1} = 1 - \frac{T_{\text{minore}}}{T_{\text{maggiore}}}$$

vale sempre per Carnot

In questo caso:

$$\eta = 1 - \frac{T_{\text{minore}}}{T_{\text{maggiore}}} = 1 - \frac{200}{400} = 0,50 = 50,0\%$$

ma anche  $\eta = \frac{\Delta L_{\text{netto}}}{\Delta Q_{\text{fornito}}} = \frac{1152.6}{2305.13} = 0,50 = 50\%$

### Formulario delle trasformazioni termodinamiche

Posto  $k = \frac{c_p}{c_v}$  risulta  $c_p = \frac{k}{k-1} R$  e  $c_v = \frac{1}{k-1} R$

Energia interna totale  $U = nc_v T = n \frac{1}{k-1} RT$  dove k assume i seguenti valori:

gas monoatomico:  $k=5/3=1,67$       gas biatomico:  $k=7/5=1,40$       gas poliatomico:  $k=4/3=1,33$

R=Costante dei gas il cui valore è:  $8,314 \frac{\text{Joule}}{\text{mole} \cdot \text{K}}$

### VALORI di Q ed L nelle trasformazioni termodinamiche

Trasformazione	Lavoro	Q Energia Termica
Isobara $P = \text{costante}$	$L = P_i (V_f - V_i)$	$Q = nC_p (T_f - T_i) = \frac{k}{k-1} nR (T_f - T_i)$
Isocora $V = \text{costante}$	$L = 0$	$Q = \Delta U = nC_v (T_f - T_i) = \frac{1}{k-1} nR (T_f - T_i)$
Isoterma $T = \text{costante}$	$L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$	$Q = L = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$
Adiabatica $PV^k = \text{cost.}$	$L = \frac{1}{k-1} (P_i V_i - P_f V_f) = \frac{P_i V_i}{k-1} \left[ 1 - \left( \frac{P_f}{P_i} \right)^{\frac{k-1}{k}} \right]$	$Q = 0$