Tema 7.- MÁQUINAS TÉRMICAS VOLUMÉTRICAS

- · Una máquina VOLUMÉTRICA intercambia energía variando el volumen de una cámara
- · La variación del volumen puede ser:
 - Alternativa: dispositivo cilindro-pistón
 - Rotativa: engranajes, paletas,...
- Al ser una máquina térmica el fluido de trabajo (gas o vapor) experimenta importantes
 variaciones de volumen específico a su paso por la máquina
- Puede haber combustión o no
- Motor: se reduce la energía del fluido para convertirla en energía mecánica. Se estudiarán los MOTORES ALTERNATIVOS DE COMBUSTIÓN INTERNA
- Compresor: se consume energía mecánica para aumentar la energía de un fluido. Se estudiarán los COMPRESORES ALTERNATIVOS

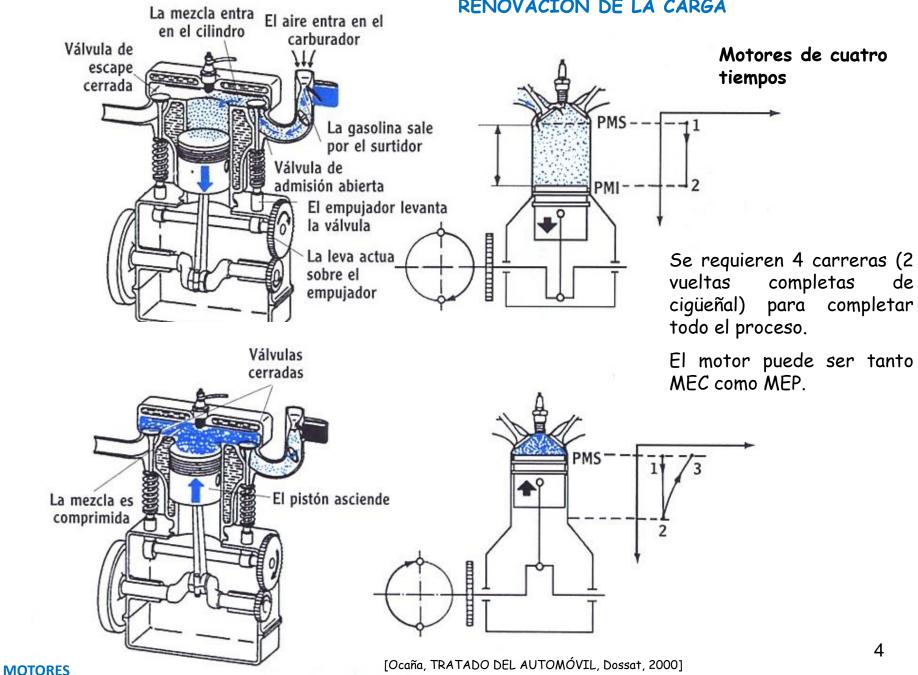
Parte I Motores alternativos de combustión interna

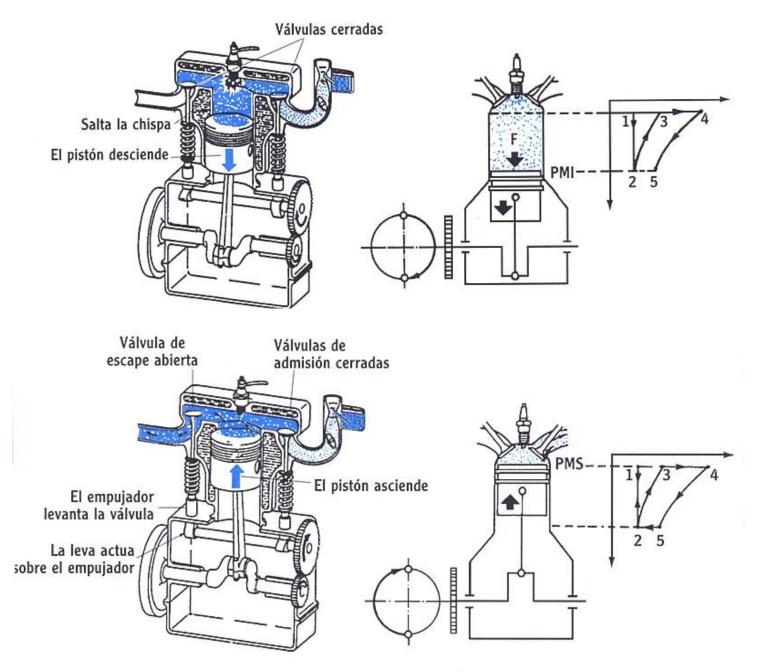
INTRODUCCIÓN

Tipos de motores alternativos de combustión interna (MACI):

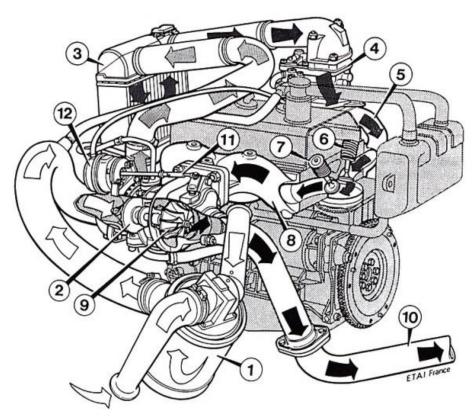
- encendido por compresión (MEC): siguen un ciclo Diesel (en diferentes variantes) y se caracterizan porque comprimen aire, inyectándose el combustible cuando la presión es suficientemente elevada en la cámara de combustión. Esta presión provoca el inicio de la combustión. Pueden ser:
 - · cuatro tiempos: motores tamaño medio y grande
 - · dos tiempos: motores muy grandes, aplicaciones estacionarias o gran transporte (barcos, locomotoras, ...)
- encendido provocado (MEP): siguen un ciclo Otto y se caracterizan porque comprimen mezcla de aire y combustible, inyectándose el combustible durante la carrera de aspiración. La combustión se inicia por el salto de una chispa en una bujía. Pueden ser:
 - cuatro tiempos: motores tamaño medio y grande (gas natural, hasta 8 MW)
 - · dos tiempos: motores pequeños, para motocicletas. Bajas prestaciones.

RENOVACIÓN DE LA CARGA

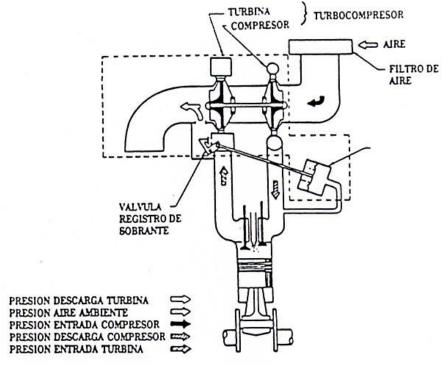




Sobrealimentación

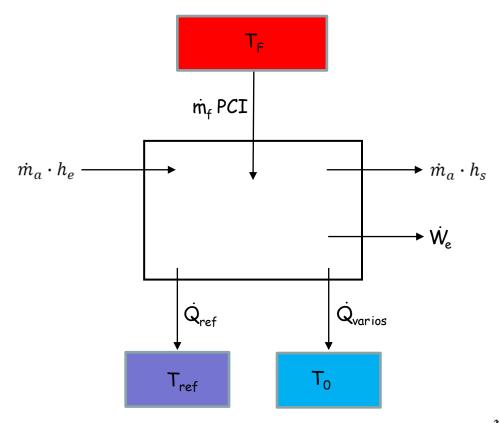


[Heywood, Internal combustion engine fundamentals, McGraw-Hill, 1988]



[Muñoz, Payri, MOTORES DE COMBUSTIÓN INTERNA ALTERNATIVOS, Sección de publicaciones de la ETSII - UPM, 1989]

MODELO TERMODINÁMICO BÁSICO



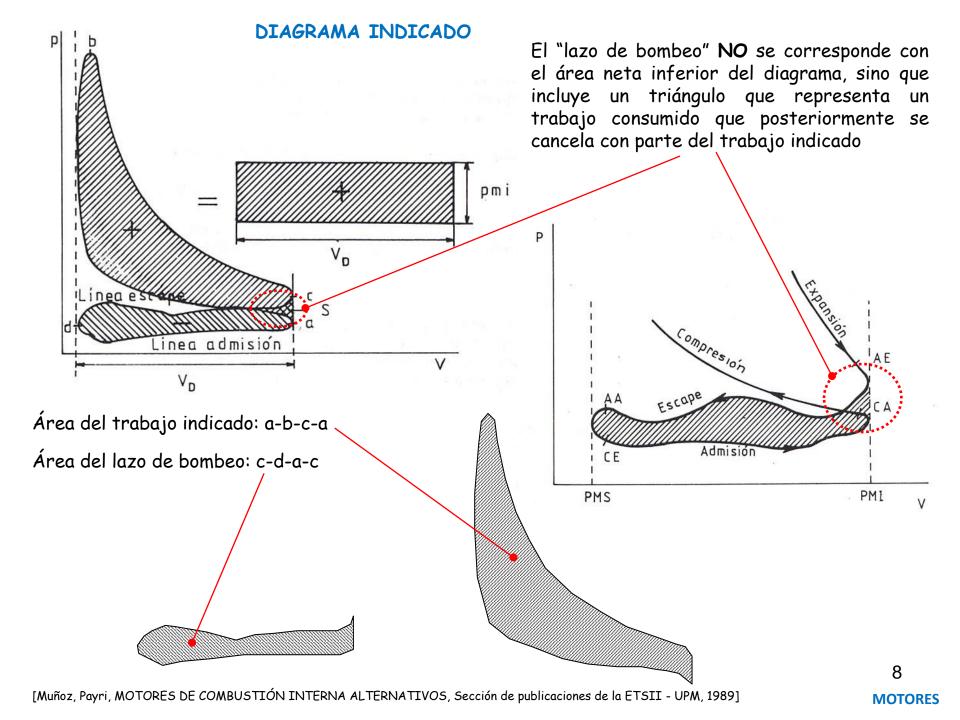
Aunque el flujo en el escape es de aire y combustible, en este modelo se sustituye totalmente la combustion por un aporte externo (como en el ciclo Brayton)

Posibles usos en cogeneración:

$$\dot{m}_a \cdot \psi_s + \dot{Q}_{ref} \cdot \left(1 - \frac{T_0}{T_{ref}}\right)$$

$$\dot{m}_a \cdot h_e + \dot{m}_f \cdot PCI = \dot{m}_a \cdot h_s + \dot{Q}_{ref} + \dot{Q}_{varios} + \dot{W}_e$$

$$\dot{m}_a \cdot \psi_e + \dot{m}_f \cdot PCI \cdot \left(1 - \frac{T_0}{T_F}\right) = \dot{m}_a \cdot \psi_s + \dot{Q}_{ref} \cdot \left(1 - \frac{T_0}{T_{ref}}\right) + \dot{W}_e + \dot{I}_{TOT}$$



PARÁMETROS FUNDAMENTALES

Cilindrada unitaria:
$$V_D = \left(\frac{\pi \cdot D^2}{4}\right) \cdot L$$

Cilindrada total:
$$V_T = z \cdot \left(\frac{\pi \cdot D^2}{4}\right) \cdot L$$

Relación de compresión :
$$r = \frac{V_D + V_{CC}}{V_{CC}}$$

La relación de compresión compara el volumen del cilindro en el PMI con el que hay en el PMS.

Dosado:
$$F = \frac{\dot{m}_f}{m_a}$$

Dosado relativo:
$$F_r = \frac{F}{F_e}$$

Rendimiento volumétrico:
$$\eta_v = \frac{\dot{m}_a}{\rho_{ref} \cdot V_T \cdot \left(\frac{N}{60}\right) \cdot \left(\frac{1}{2}\right)}$$

Régimen (rps):
$$\frac{N}{60}$$

$$Ciclos/rev: i = \begin{cases} 1/2 (4T) \\ 1(2T) \end{cases}$$

Velocidad lineal

media de pistón :
$$c_m = 2 \cdot L \cdot \left(\frac{N}{60}\right)$$

La velocidad lineal media de pistón representa el espacio recorrido por el pistón (2 carreras) en cada segundo. Es un parámetro que se mantiene en motores semejantes.

El rendimiento volumétrico representa el flujo real de aire comparado con el que el motor aspiraría teniendo en cuenta el volumen desplazado en total por cada segundo. Se refiere a una densidad estándar, que suele ser la ambiente si el motor es de aspiración natural o la del colectar de admisión si el motor está sobrealimentado. Expresión válida sólo para 4T.

PARÁMETROS FUNDAMENTALES

Relación de potencias : $\dot{W}_i = \dot{W}_e + \dot{W}_{pm}$

La potencia convertida por el ciclo desde la combustión (indicada) se invierte en vencer las pérdidas mecánicas y en potencia en el cigüeñal.

Presión media:
$$\dot{\underline{W}}_{x} = \underbrace{pmx \cdot V_{T}}_{kJ/ciclo} \cdot \underbrace{\left(\frac{N}{60}\right)}_{rev/s} \cdot \underbrace{i}_{ciclo/rev}$$

Se puede definir la presión media "x" a partir de la potencia "x" o el par "x". El índice "x" puede ser "indicada", "efectiva" o de "pérdidas mecánicas".

Pares & potencias :
$$\dot{W}_x = M_x \cdot 2\pi \cdot \left(\frac{N}{60}\right)$$

Pares & presiones : $pmx \cdot V_T \cdot i = M_v \cdot 2\pi$

Rendimiento "i" o "e": $\eta_x = \frac{W_x}{\dot{m}_{f} \cdot PCI}$

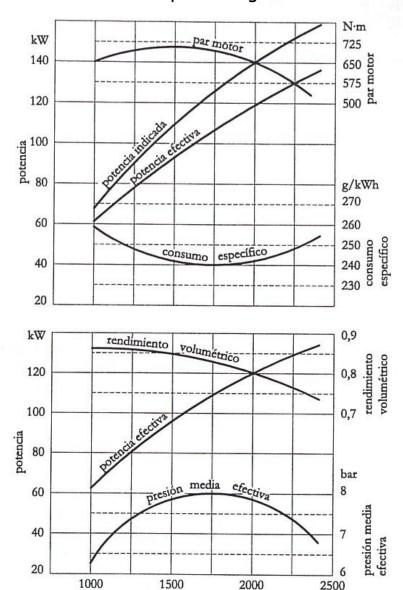
Rendimiento mecánico : $\eta_m = \frac{\dot{W}_e}{\dot{w}}$

Global: $\eta_e = \eta_i \cdot \eta_m$

$$\dot{W}_e = \eta_e \cdot \underbrace{\eta_v}_{regulación} \cdot \rho_a \cdot V_T \cdot i \cdot \left(\frac{N}{60}\right) \cdot \underbrace{F}_{regulación} \cdot PCI \\ \text{regulación} \cdot \underbrace{PCI}_{(obstrucción \ en \ la \ mariposa) y un \ MEC}_{(variación \ del \ dosado).}$$

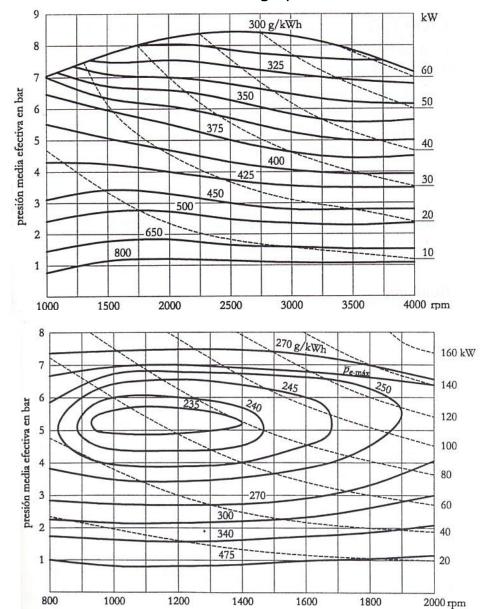
Consumo específico "x": $g_x = \frac{\dot{m}_f}{\dot{W}_x}$ Consumo & rendimiento: $\eta_x = \frac{1}{g_x \cdot PCI}$

· Curvas a plena carga



revoluciones por minuto

· Curvas a carga parcial



rpm

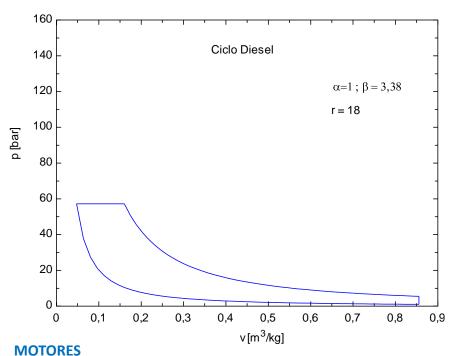
CICLOS TERMODINÁMICOS

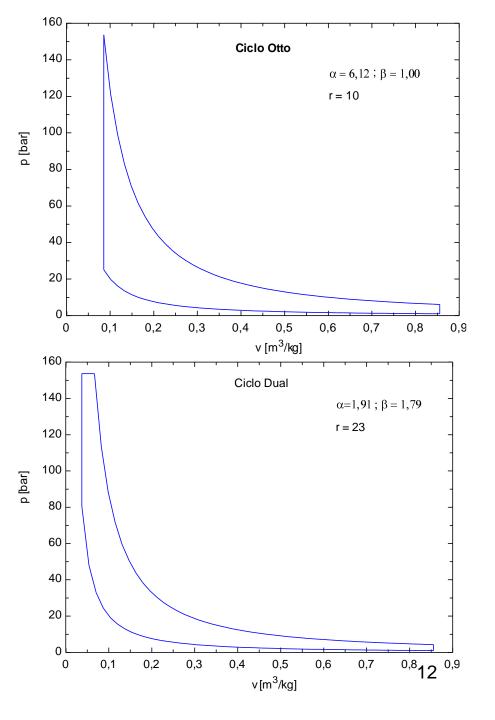
· Ciclos ideales (internamente reversibles) para modelar el comportamiento del motor

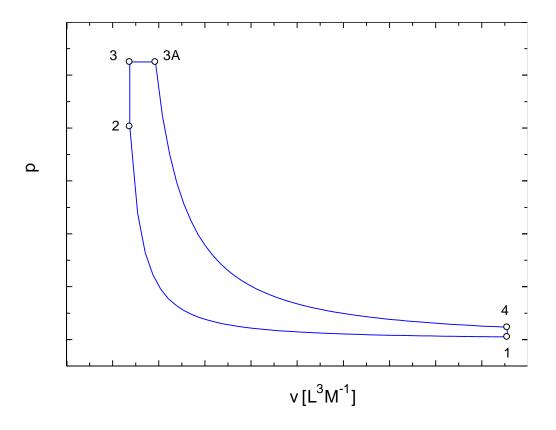
· Otto: MEP

· Diesel: MEC lentos

Semidiesel o dual: MEC rápidos







- · Determinación de los grados de combustión:
 - Otto (α) y Diesel (β): calor aportado por unidad de masa de mezcla
 - Dual (α, β) : calor aportado por unidad de masa de mezcla y presión máxima

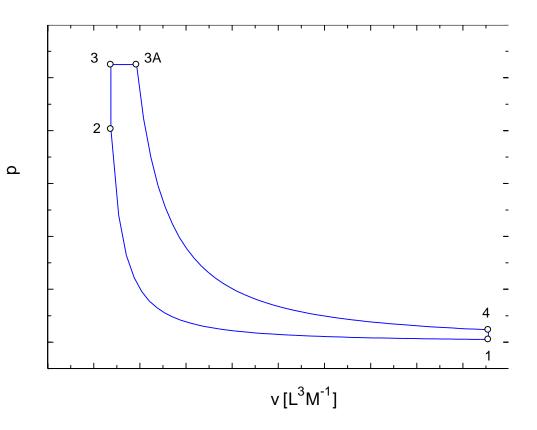
- El ciclo dual incluye como casos particulares al Otto y al Diesel
- Grado de combustión a volumen constante:

$$\alpha = \frac{p_3}{p_2}$$

- Diesel: α = 1
- Dual y Otto: α > 1
- Grado de combustión a presión constante:

$$\beta = \frac{v_{3A}}{v_3}$$

- Dual y Diesel: $\beta > 1$
- Otto: $\beta = 1$



Procesos 12 y 3A4: isentrópicos

- Proceso 23: isométrico con aporte de calor
- Proceso 33A: isobárico con aporte de calor
- Proceso 41: isométrico con cesión de calor

Trabajo en cada proceso y calor aportado

$$\begin{split} w_{12} &= \frac{R \, T_1}{1 - \gamma} \Big(r^{\gamma - 1} - 1 \Big) (< 0) \\ w_{33A} &= R \, T_1 \, \alpha \, r^{\gamma - 1} \Big(\beta - 1 \Big) \\ w_{3A4} &= \frac{R \, T_1}{1 - \gamma} \alpha \, \beta \, r^{\gamma - 1} \Big(\beta^{\gamma - 1} \, r^{1 - \gamma} - 1 \Big) \end{split}$$

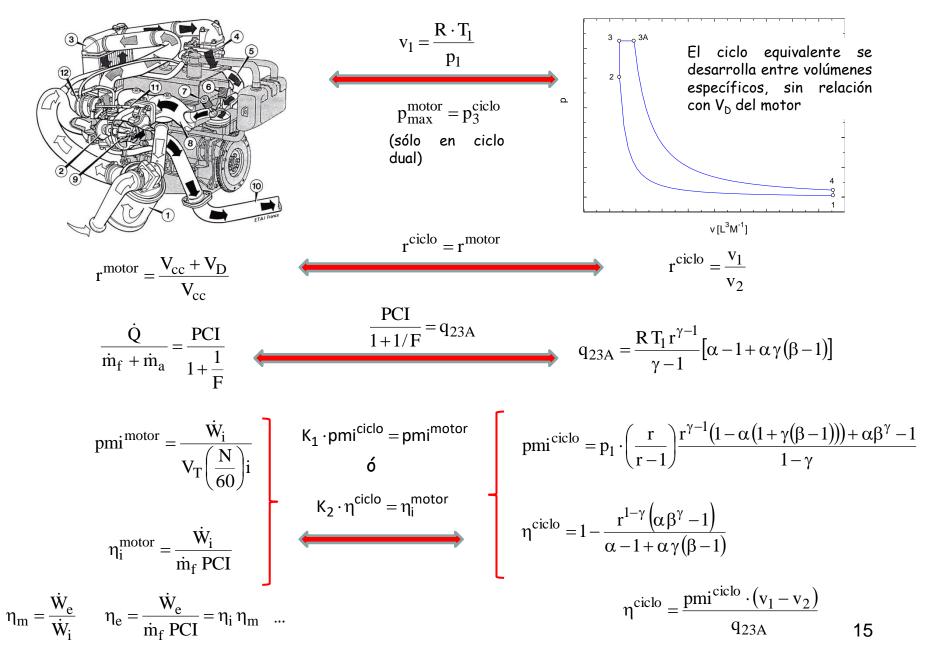
$$q_{23A} = \frac{R T_1 r^{\gamma - 1}}{\gamma - 1} \left[\alpha - 1 + \alpha \gamma (\beta - 1) \right] = \frac{PCI}{1 + \frac{1}{F}}$$

$$\eta = 1 - \frac{r^{1 - \gamma} \left(\alpha \beta^{\gamma} - 1 \right)}{\alpha - 1 + \alpha \gamma (\beta - 1)}$$

$$w_{ciclo} = pmi^{ciclo} \cdot (v_1 - v_2)$$

$$\frac{p_{mi}}{p_1} = \left(\frac{r}{r-1}\right) \frac{r^{\gamma-1} \left(1 - \alpha \left(1 + \gamma (\beta - 1)\right)\right) + \alpha \beta^{\gamma} - 1}{1 - \gamma}$$

Modelo del motor real a partir del ciclo equivalente



Parte II Compresores alternativos

INTRODUCCIÓN

Tipos de compresores:

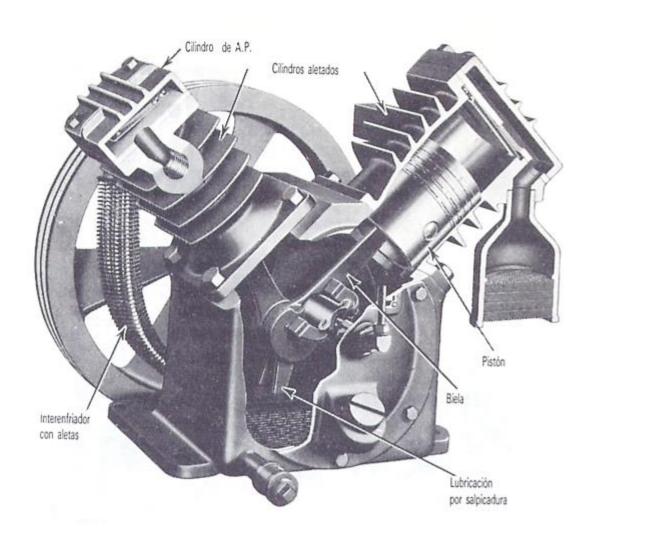
- · Volumétricos: su principio de funcionamiento reside en las variaciones de volumen de una cámara. A su vez pueden ser:
 - alternativos
 - rotativos
- Turbocompresores: su principio de funcionamiento reside en el momento cinético que finalmente se traduce en la transformación de cambios de velocidad en presiones.

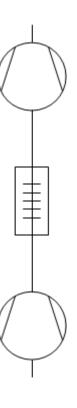
En esta asignatura se estudiarán los compresores alternativos, que operand e forma refrigerada.

Dentro de los compresores alternativos se puede hablar de:

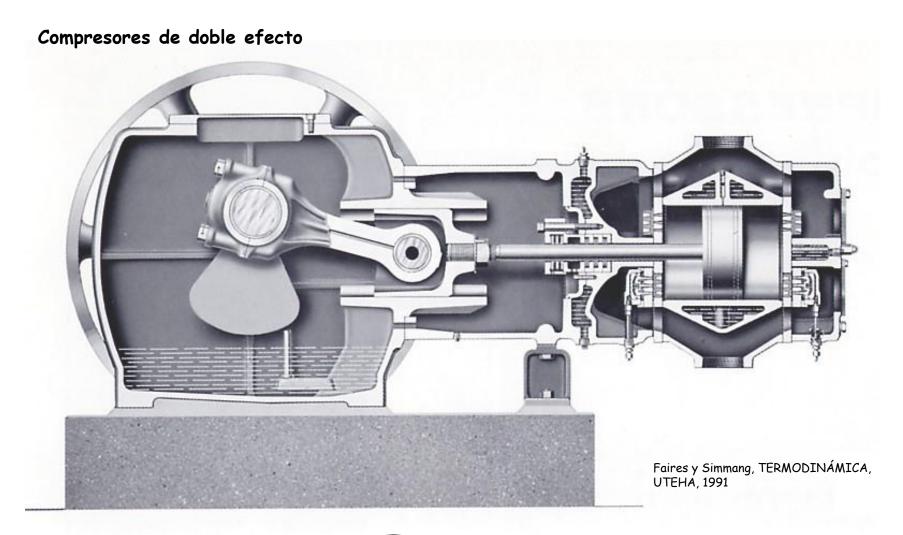
- · compresores multiefecto: asociación en paralelo para aumentar el caudal
- · compresores multietapa: asociación en serie para reducir el consumo
- · compresores multietapa y multiefecto

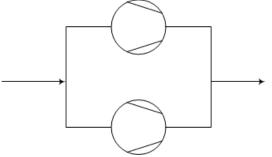
Compresores de doble etapa



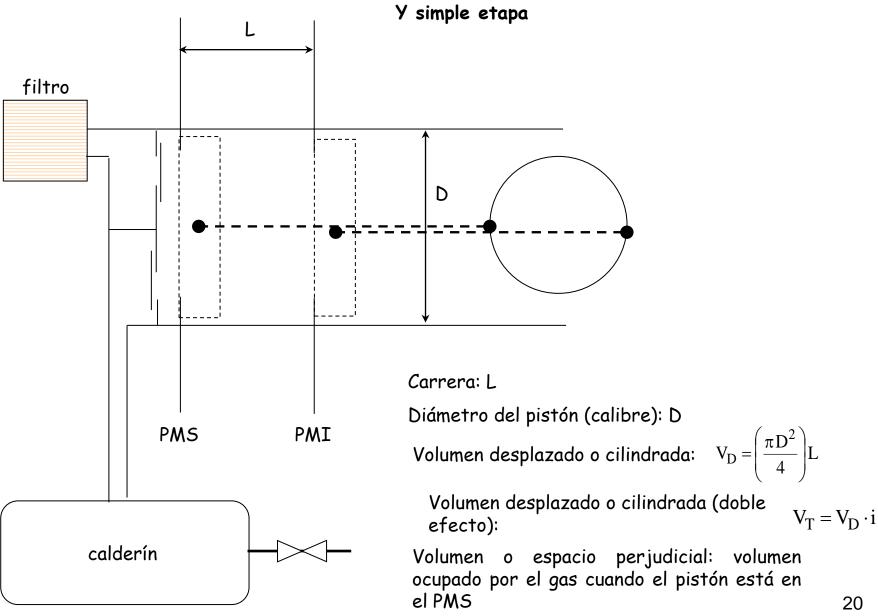


Faires y Simmang, TERMODINÁMICA, UTEHA, 1991

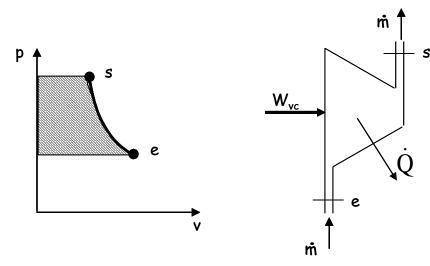




Parámetros geométricos en un compresor de simple efecto



MODELO TERMODINÁMICO BÁSICO DEL COMPRESOR REFRIGERADO



$$\dot{W}_a = \dot{m} (h_s - h_e) + \dot{Q}$$

$$\dot{m} \int_{e}^{s} v \, dp = \dot{W}_{a} - \dot{\epsilon}_{TOT} - \dot{m} \left(\Delta e_{c} + \Delta e_{p} \right)$$

Donde se han escrito las ecuaciones de modo que tanto el trabajo consumido por el compresor como el posible calor disipado resulten positivos.

$$\int_{1}^{2} T \, ds = C_{n} \, \Delta T \qquad C_{n} = C_{v} \frac{n - \gamma}{n - 1} \qquad -\int_{1}^{2} v \, dp = \left(C_{n} - C_{p}\right) \Delta T = \frac{n}{1 - n} R \, T_{1} \left[\left(\frac{p_{2}}{p_{1}}\right)^{\frac{n - 1}{n}} - 1 \right]$$

En una compresión refrigerada se considera:

- un proceso politrópico internamente reversible (dentro de la cámara)
- irreversibilidades externas a la cámara pero internas al volumen de control (pérdidas mecánicas)

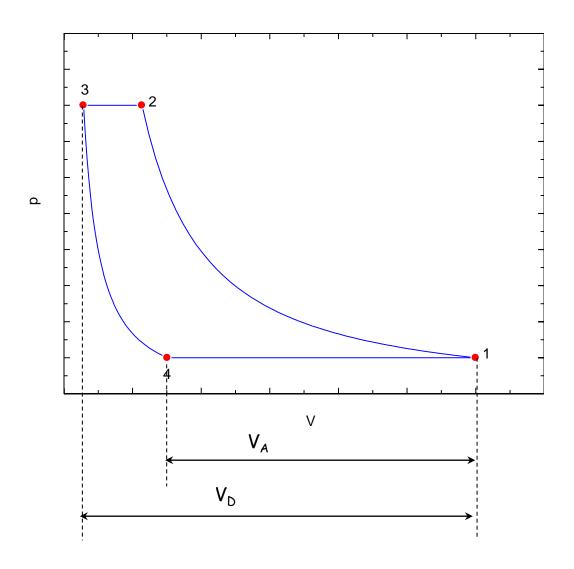
$$\left| -\int_{1}^{2} v \, dp \right| = w_{i} = \frac{n}{n-1} R T_{1} \left[\left(\frac{p_{2}}{p_{1}} \right)^{\frac{n-1}{n}} - 1 \right]$$

$$\left| \int_{1}^{2} T \, ds \right| = q_{n} = -C_{n} \, \Delta T$$

Calor disipado por la politrópica $\left| \int_{1}^{2} T \, ds \right| = q_n = - \, C_n \, \Delta T \quad \text{internamente reversible. El calor} \\ \text{de todo el volumen de control es} \\ \text{mayor, incluyendo las pérdidas} \\ \text{massive el mayor}$ mecánicas.

$$C_n < 0 \Leftrightarrow 1 < n < \gamma$$

RENDIMIENTO VOLUMÉTRICO



 V_A : volumen aspirado = $V_1 - V_4$

 V_D : volumen desplazado = $V_1 - V_3$

V₃: espacio perjudicial

 α : espacio perjudicial relativo = V_3 / V_D

El espacio perjudicial varía desde el 1% en compresores muy grandes hasta el 10% o más en compresores muy pequeños.

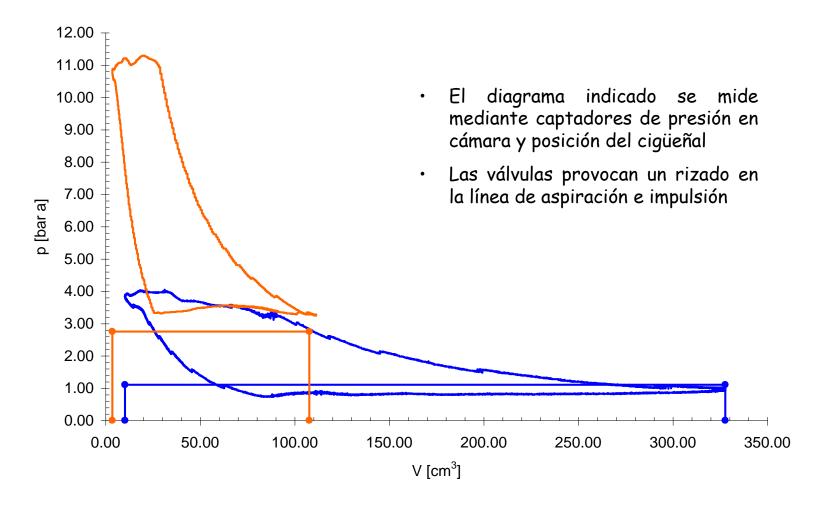
$$\eta_{vi} = \frac{V_A}{V_D} = 1 - \alpha \left(\left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{1/n} - 1 \right)$$

Desde el punto de vista de la máquina:

$$\eta_{vi} = \frac{\dot{m}}{\rho_1 \cdot i \cdot V_D \cdot \left(\frac{N}{60}\right)}$$

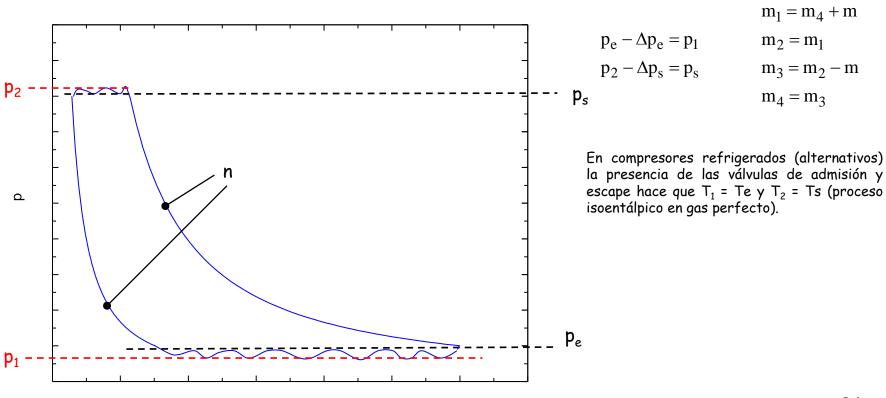
Concepto similar a motores, pero ahora la densidad es la del punto 1 (PMI), coherente con la definición geométrica.

DIAGRAMA INDICADO



$$pmi \cdot V_D = \oint p \, dV$$

Se puede construir un diagrama indicado "teórico" aproximando la compresión y expansión por una poliltrópica



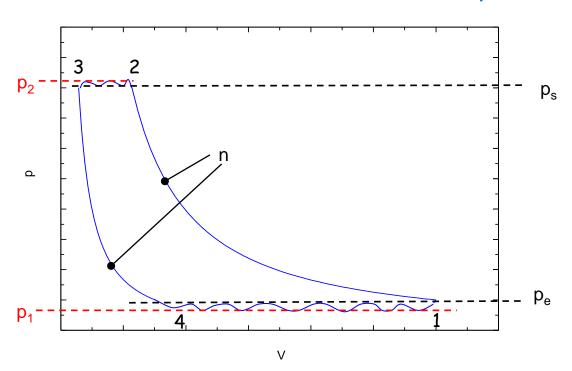
V

TRABAJOS, POTENCIAS Y RENDIMIENTOS

Potencia teórica	Potencia indicada	Potencias y rendimientos
$\mathbf{w}_{t} = \mathbf{R} \cdot \mathbf{T}_{1} \cdot \mathbf{L} \left(\frac{\mathbf{p}_{s}}{\mathbf{p}_{e}} \right)$	$\mathbf{w}_{i} = \left(\frac{\mathbf{n}}{\mathbf{n} - 1}\right) \cdot \mathbf{R} \cdot \mathbf{T}_{1} \cdot \left[\left(\frac{\mathbf{p}_{2}}{\mathbf{p}_{1}}\right)^{\frac{\mathbf{n} - 1}{\mathbf{n}}} - 1\right]$	$\begin{split} \dot{W}_x &= w_x \cdot \dot{m} ; \dot{W}_x = M_x \cdot 2 \cdot \pi \cdot \left(\frac{N}{60}\right) \\ \dot{W}_a &= \dot{W}_i + \dot{W}_{pm} \\ \\ \eta_i &= \frac{\dot{W}_t}{\dot{W}_i} ; \eta_m = \frac{\dot{W}_i}{\dot{W}_a} ; \eta_t = \frac{\dot{W}_t}{\dot{W}_a} = \eta_i \cdot \eta_m \end{split}$

	Geometría	Renovación de la carga
Simple efecto	$V_{D} = \left(\frac{\pi \cdot D^{2}}{4}\right) \cdot L$	
Doble efecto	$V_{T} = i \cdot \left(\frac{\pi \cdot D^{2}}{4}\right) \cdot L$ $i = \left(2 - \left(\frac{D_{v}^{2}}{D^{2}}\right)\right)$	$\eta_{vi} = 1 - \alpha \cdot \left[\left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{1/n} - 1 \right] = \frac{\dot{m}}{\rho_1 \cdot i \cdot V_D \cdot \left(\frac{N}{60} \right)}$

Modelo del compresor



Ambas líneas (compresión y expansión) son iguales, siendo 2 = 3 y 4 = 1 en términos específicos. Sólo se diferencian en el volumen absoluto y la masa que contienen $m_1 = m_4 + m$

$$m_1 = m_1$$

$$m_2 = m_1$$

$$m_3 = m_2 - m$$

$$m_4 = m_3$$

Proceso de comparación entre (e) y (s)

 $w_t^{ref} = RT_1L\left(\frac{p_s}{p_e}\right)$

(1) y (2) $p_e - \Delta p_e = p_1$

 $p_2 - \Delta p_s = p_s$

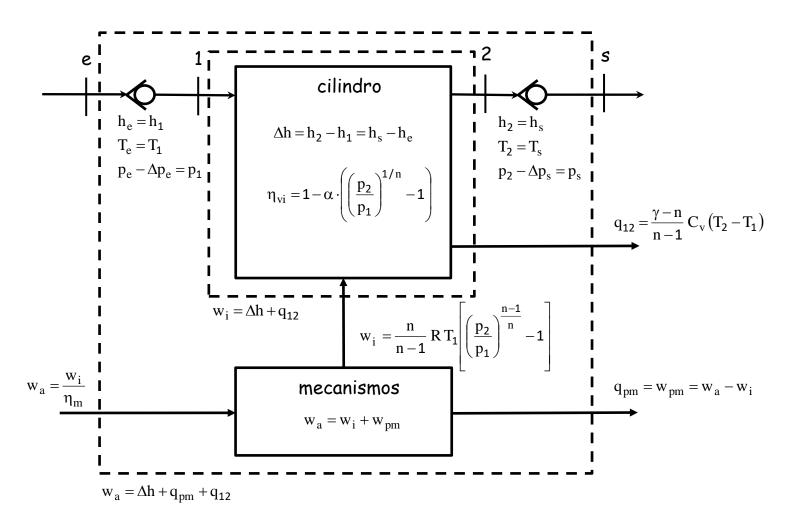
$$\eta_{vi} = 1 - \alpha \cdot \left(\left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{1/n} - 1 \right) = \frac{\dot{m}}{\rho_1 \cdot i \cdot V_D \cdot \left(\frac{N}{60} \right)}$$

Simulación del proceso de compresión entre

$$w_i^{ref} = \frac{n}{n-1} RT_1 \left[\left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} - 1 \right]$$

$$\begin{split} \dot{W}_{x} &= \dot{m} \cdot w_{x} \\ \eta_{i} &= \frac{\dot{W}_{t}}{\dot{W}_{i}} \qquad \qquad \eta_{m} = \frac{\dot{W}_{i}}{\dot{W}_{a}} \\ \eta_{t} &= \frac{\dot{W}_{t}}{\dot{W}_{a}} = \eta_{i} \, \eta_{m} \end{split}$$

Modelo del compresor



$$\mathbf{w}_{t} = R T_{1} L \left(\frac{p_{s}}{p_{e}} \right) = \eta_{i} \mathbf{w}_{i} = \eta_{i} \eta_{m} \mathbf{w}_{a}$$