

Definición de Rendimientos

Prof. Miguel ASUAJE

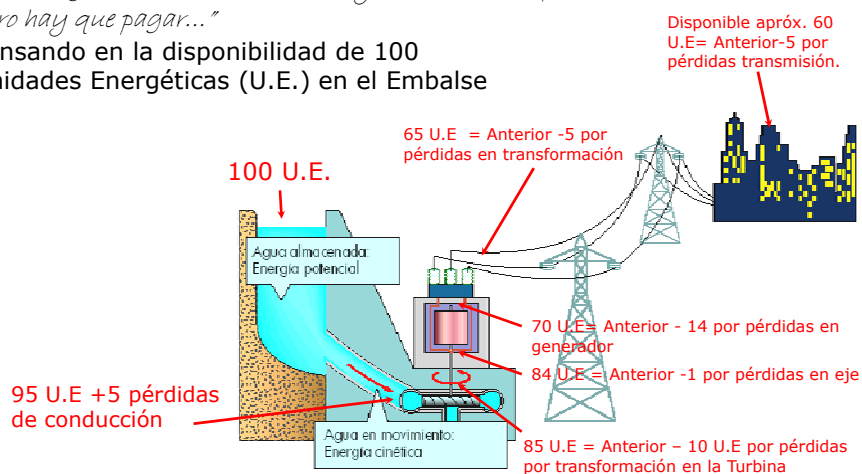
Marzo 2012

Una Definición General de Rendimiento

"La Energía no se crea ni se destruye. Solo se transforma..."

Pero hay que pagar..."

Pensando en la disponibilidad de 100 Unidades Energéticas (U.E.) en el Embalse



Una Definición General de Rendimiento

Un ejemplo Financiero

Comprobante de Pago

DICIEMBRE 2008

ASUAJE TOVAR MIGUELA	7947864	6507-037 Dpto. de Conversion y Transporte de Energia
Cargo	Dedicacion	Categ / Grado
PROFESOR	DEDICACION EXCLUSIVA	AGREGADO
		Tipo de Personal
		ORDINARIO
		Modalidad

ASIGNACIONES	MONTOS	DEDUCCIONES	MONTOS
SUELDO	1.430,00	RETENCION 10% CIA ACADEMIC	296,00
COMPLEMENTO SUELDO	51,00	SEGURO DE VIDA Y ACCIDENTE	5,76
APORTE 10% CIA ACADEMICO	148,10	DESCTO. SEGURO HOSPT.	401,00
SEGURO DE VIDA Y ACCIDENTE	5,76	LEY IMP. HABITACIONAL	14,30
APORTE SEGURO HOSPITALIZAC.	107,00	ASOCIACION DE PROFESORES	32,49
BONO RENDIMIENTO ACADEMICO	466,00	FONDO DE PENSION Y JUABIL DO	59,24
		PREST. CON FIANZA AHORRO CAPA	214,00
TOTAL ASIGNACIONES	2.207,86	TOTAL DEDUCCIONES	1.020,19
		ANTICIPO PRIMERA QUINCENA	360,83
		NETO	826,84

$$\eta_{\text{usado}} = \frac{\text{Cantidad Recibida}}{\text{Cantidad Máxima a Recibir}}$$

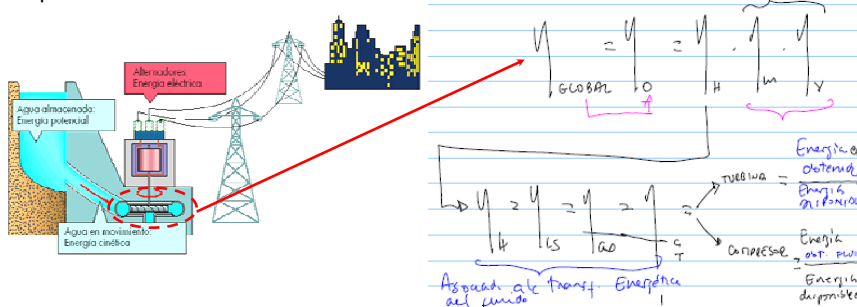
Equivalente a las Pérdidas

$$\eta_{\text{usado}} = \frac{2207,86 - 1020,19}{2207,86} = 0,54$$

Una Definición General de Rendimiento

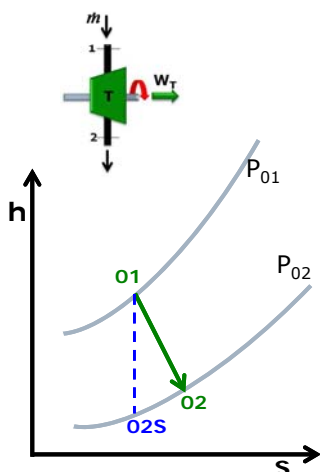
La definición de rendimiento depende de las fronteras que se definen en el proceso de transformación energética.

Para el estudio de la transformación en la máquina, solo se considera lo que pasa en la máquina.



Rendimientos

Turbinas



Eficiencia Global

$$\eta_{o,T} = \frac{\text{Energía mecánica disponible en acoplamiento del eje/ tiempo}}{\text{Máxima diferencia de energía disponible en el fluido/ tiempo}}$$

$$\eta_{o,T} = \frac{\text{Potencia del Eje}}{m\Delta h_{0S}}$$

Rendimiento adiabático o hidráulico

$$\eta_{i,T} = \frac{\text{Energía suministrada al rotor / tiempo}}{\text{Máxima diferencia de energía disponible en el fluido/ tiempo}}$$

$$\eta_{i,T} = \frac{h_{01} - h_{02}}{h_{01} - h_{02S}}$$



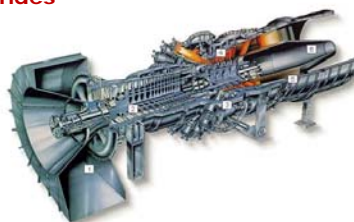
Rendimientos

Turbinas

Rendimiento Mecánico

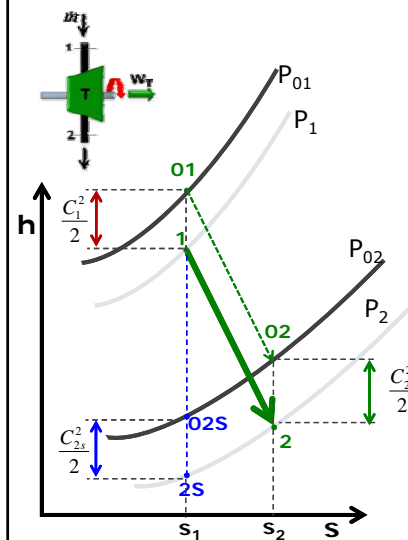
$$\eta_m = \frac{\text{Energía mecánica disponible en acoplamiento del eje/ tiempo}}{\text{Energía suministrada al rotor / tiempo}}$$

$$\eta_m = \frac{\eta_o}{\eta_t} \quad \begin{array}{l} 95\% \text{ Máquinas pequeñas} \\ 99\% \text{ Máquinas grandes} \end{array}$$



Rendimientos

Turbinas



Rendimiento total a total

Aprovechamiento de la **Energía Cinética** a la salida de la turbina

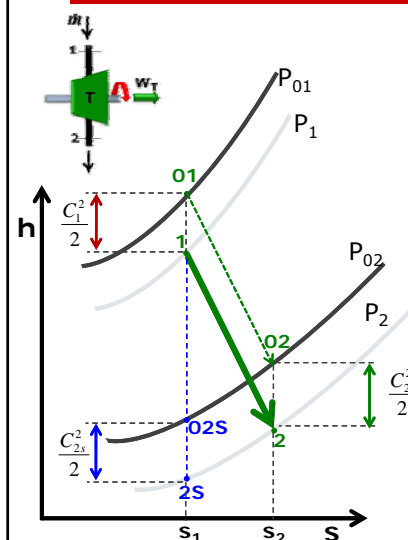
$$\eta_{u,T} = \frac{h_{01} - h_{02}}{h_{01} - h_{02s}} = \frac{(h_1 + \frac{1}{2}c_1^2) - (h_2 + \frac{1}{2}c_2^2)}{(h_1 + \frac{1}{2}c_1^2) - (h_{2s} + \frac{1}{2}c_{2s}^2)}$$

Es frecuente que $C_1=C_2$ ó que la diferencia entre ellas sea pequeña, y $C_2 \approx C_{2s}$, en estos casos el rendimiento queda...

$$\eta_{u,T} = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_{2s}}$$

Rendimientos

Turbinas



Rendimiento total a estático

No se aprovecha la **Energía Cinética** a la salida de la turbina

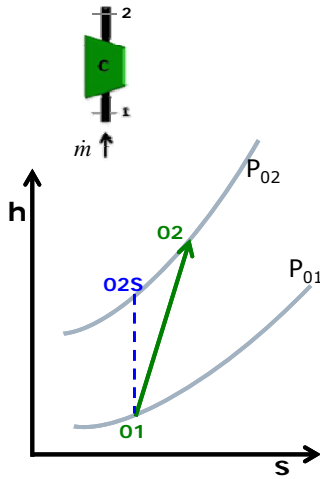
$$\eta_{ts,T} = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_{2s} + \frac{1}{2}c_{2s}^2}$$

Si $C_2 \approx C_{2s}$ y la diferencia entre la Energía Cinética de entrada y salida es pequeña...

$$\eta_{ts,T} = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_{2s} + \frac{1}{2}c_1^2}$$

Rendimientos

Compresor



Eficiencia Global

$$\eta_{0,c} = \frac{\text{Energía mínima para comprimir de P1 a P2/ tiempo}}{\text{Energía suministrada al acoplamiento/ tiempo}}$$

Rendimiento adiabático o hidráulico

$$\eta_{t,c} = \frac{\text{Energía mínima para comprimir de P1 a P2/ tiempo}}{\text{Energía suministrada por el rotor al fluido/ tiempo}}$$

$$\eta_{t,c} = \frac{h_{02s} - h_{01}}{h_{02} - h_{01}}$$

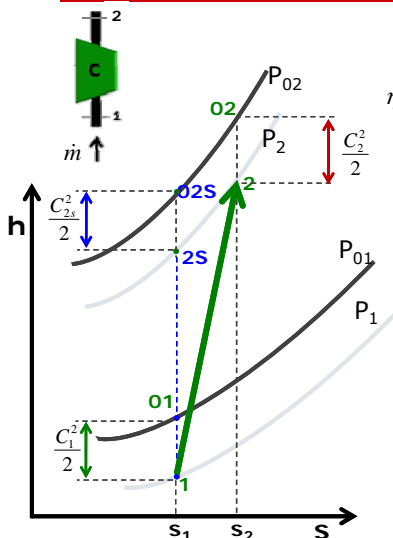
Rendimiento Mecánico

$$\eta_{mc} = \frac{\text{Energía suministrada por el rotor al fluido/ tiempo}}{\text{Energía suministrada al acoplamiento / tiempo}}$$

$$\eta_m = \frac{\eta_{0,c}}{\eta_{t,c}}$$

Rendimientos

Compresor



Rendimiento adiabático

$$\eta_{t,c} = \frac{\text{Energía mínima para comprimir de P1 a P2/ tiempo}}{\text{Energía suministrada por el rotor al fluido / tiempo}}$$

$$\eta_{t,c} = \frac{h_{02s} - h_{01}}{h_{02} - h_{01}} = \frac{(h_{2s} + \frac{1}{2}c_{2s}^2) - (h_1 + \frac{1}{2}c_1^2)}{(h_2 + \frac{1}{2}c_2^2) - (h_1 + \frac{1}{2}c_1^2)}$$

Si $C_1 = C_2 \approx C_{2s}$ ó la diferencia entre ellas sea pequeña...

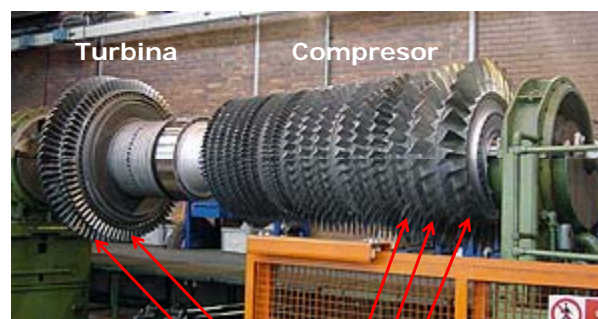
$$\eta_{t,c} = \frac{h_{2s} - h_1}{h_2 - h_1}$$

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento

- Tanto en un compresor como en una turbina de gas o vapor, el rendimiento adiabático η_t de la máquina completa será diferente del rendimiento η_p del pequeño escalonamiento. El rendimiento del pequeño escalonamiento se define como rendimiento politrópico
- La diferencia entre ambos rendimientos depende de su comportamiento con la relación de presiones
 - $\eta_t = f(r_p)$
 - $\eta_p \neq f(r_p) = \text{Constante}$

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento

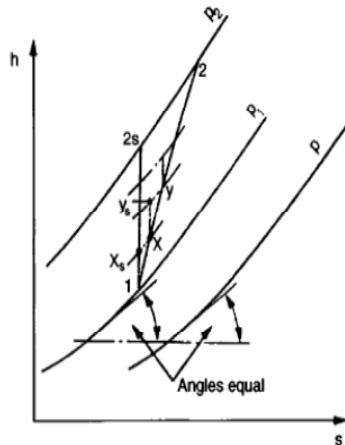
- Cada etapa representa un escalonamiento tanto en el compresor como en la turbina



Etapas o Escalonamientos

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento

Propone que el proceso de compresión puede dividirse en pequeños escalonamientos de igual rendimiento...



$$\eta_p = \frac{h_{xs} - h_1}{h_x - h_1} = \frac{h_{ys} - h_x}{h_y - h_x} = \frac{\sum \Delta \dot{W}_{\min}}{\sum \Delta \dot{W}}$$

Sabiendo que..

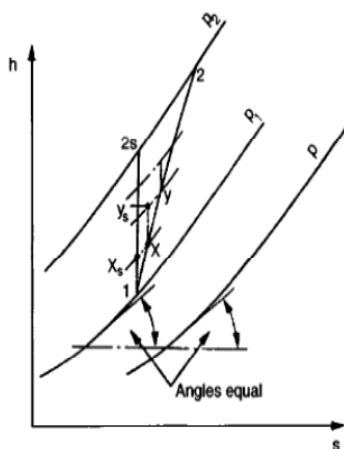
$$\sum \Delta \dot{W} = (h_x - h_1) + (h_y - h_x) + \dots = h_2 - h_1$$

Podemos reescribir el rendimiento...

$$\eta_p = \frac{(h_{xs} - h_1) + (h_{ys} - h_x) + \dots}{h_2 - h_1}$$

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento

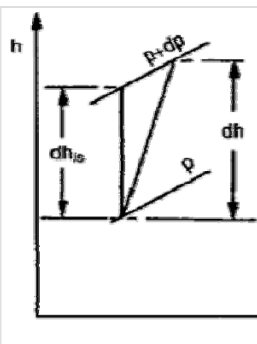
Debido a la divergencia de las líneas de presión constante se cumple:



$$(h_{xs} - h_1) + (h_{ys} - h_x) + \dots > h_{2s} - h_1 \Rightarrow \eta_p > \eta_c$$

Para un proceso de compresión el rendimiento adiabático de la máquina es menor que el rendimiento del pequeño escalonamiento

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento para Gas Ideal



En un proceso de compresión, el rendimiento politrópico del pequeño escalonamiento viene dado por:

$$\eta_p = \frac{dh_{is}}{dh} = \frac{v \cdot dp}{C_p \cdot dT}$$

De la ecuación de estado de un gas ideal..

$$v = \frac{R \cdot T}{P}$$

Recordando la definición de C_p y sustituyendo...

$$\frac{dT}{T} = \frac{(\gamma - 1)}{\gamma \cdot \eta_p} \cdot \frac{dP}{P} \xrightarrow{\text{Integrando}} \frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{(\gamma - 1)}{\gamma \cdot \eta_p}}$$

También se pueden aplicar condiciones de estancamiento en esta propiedad

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento para Gas Ideal

Suponiendo $C_1 = C_2$, el rendimiento adiabático para el proceso total de compresión viene dado por: $\eta_c = \frac{T_{2s} - T_1}{T_2 - T_1}$

En el proceso ideal $\eta_p = 1$, por lo tanto: $\frac{T_{2s}}{T_1} = \left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{(\gamma - 1)}{\gamma}}$

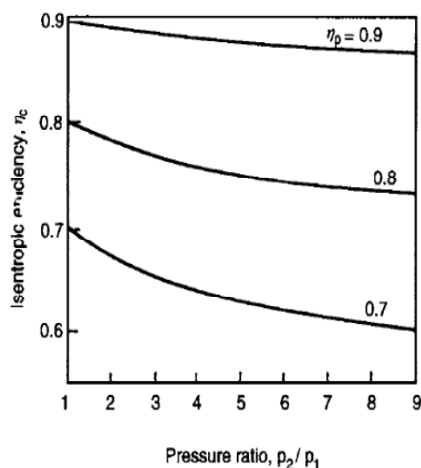
Regresando al rendimiento adiabático ..

$$\eta_c = \frac{h_{2s} - h_1}{h_2 - h_1} = \frac{T_{2s} - T_1}{T_2 - T_1} = \frac{\frac{T_{2s}}{T_1} - 1}{\frac{T_2}{T_1} - 1} \Rightarrow \eta_c = \frac{\left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma - 1}{\gamma}} - 1}{\left(\frac{P_2}{P_1} \right)^{\frac{\gamma - 1}{\gamma \cdot \eta_p}} - 1}$$

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento para Gas Ideal

$$\eta_{i,c} = \frac{\left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}} - 1}{\left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma \eta_p}} - 1}$$

$$\eta_p > \eta_{i,c}$$



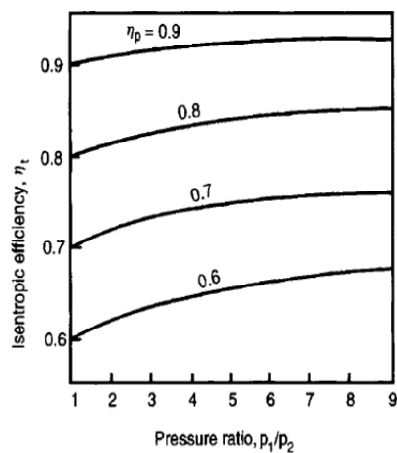
Compresor con $\gamma = 1.4$

Rendimiento del Pequeño Escalonamiento para Gas Ideal

De manera análoga al proceso de compresión, se puede demostrar que en una turbina se cumple que

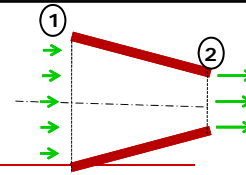
$$\eta_{i,t} = \frac{1 - \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\eta_p(\gamma-1)}{\gamma}}}{1 - \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\gamma-1}{\gamma}}}$$

$$\eta_{i,t} > \eta_p$$

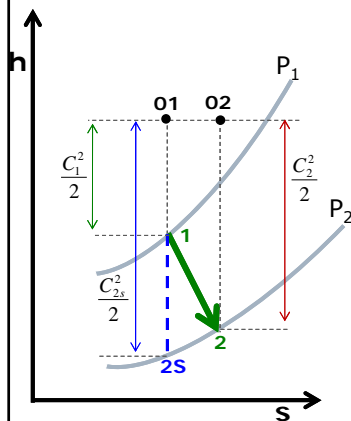


Turbina con $\gamma = 1.4$

Rendimiento de una Tobera



Aplicando la primera ley de la termodinámica...



$$\dot{Q} - \dot{W} = \dot{m} \left[(h_2 - h_1) + \frac{1}{2} (c_2^2 - c_1^2) \right]$$

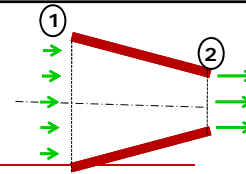
Como no existe ningún tipo de trabajo ni calor, nos queda..

$$0 = \dot{m} \left[(h_2 - h_1) + \frac{1}{2} (c_2^2 - c_1^2) \right] \quad \mathbf{I}$$

$$h_2 + \frac{1}{2} \cdot c_2^2 = h_1 + \frac{1}{2} \cdot c_1^2$$

$$\Rightarrow h_{02} = h_{01}$$

Rendimiento de una Tobera



De manera análoga podemos decir que para el proceso adiabático reversible se cumple que...

$$h_1 - h_{2s} = \frac{1}{2} (c_{2s}^2 - c_1^2)$$

El rendimiento de una tobera puede definirse $\eta_{\text{tobera}} = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_{2s}} = \frac{c_2^2 - c_1^2}{c_{2s}^2 - c_1^2}$

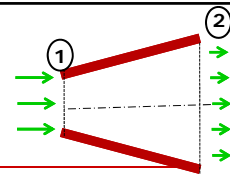
Para un proceso isentrópico se cumple que $Tds = 0 = dh_{is} - v dP$. Tratando el **flujo como incompresible**, las variaciones de 1 a 2S se pueden expresar como...

$$h_1 - h_{2s} = \frac{P_1 - P_2}{\rho}$$

Restándole a la expresión anterior la ecuación **I**, se puede reescribir el rendimiento de la siguiente manera...

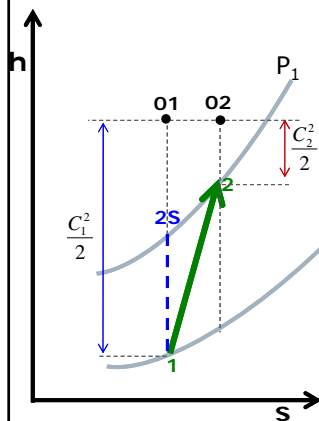
$$\eta_{\text{tobera}} = 1 - \frac{P_{01} - P_{02}}{P_1 - P_2}$$

Rendimiento de un Difusor



Aplicando la primera ley de la termodinámica, se llega a que ...

$$h_2 - h_1 = \frac{1}{2}(c_1^2 - c_2^2)$$



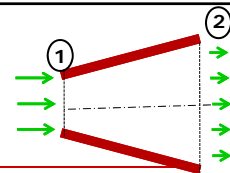
Para el proceso adiabático reversible se cumple que ...

$$h_{2s} - h_1 = \frac{1}{2}(c_1^2 - c_{2s}^2)$$

El rendimiento del difusor se puede definir de forma análoga al de la tobera....

$$\eta_{dif} = \frac{h_{2s} - h_1}{h_2 - h_1} = \frac{c_1^2 - c_{2s}^2}{c_1^2 - c_2^2}$$

Rendimiento de un Difusor



Para **flujo incompresible**...

$$h_{2s} - h_1 = \frac{P_2 - P_1}{\rho}$$

Y en consecuencia...

$$\eta_{dif} = \frac{2(P_2 - P_1)}{\rho \cdot (c_1^2 - c_2^2)}$$

También se puede reescribir el rendimiento como función solamente de los incrementos de presión..

$$\eta_{dif} = \frac{1}{1 + \frac{P_{01} - P_{02}}{P_2 - P_1}}$$

Eficiencias de las turbomáquinas

Eficiencia externa

