

# TOBERAS Y DIFUSORES



# VELOCIDAD DEL SONIDO EN UN GAS

$$\kappa_s = -\frac{1}{v} \left( \frac{dv}{dp} \right)_s$$

$$a = \sqrt{\frac{v}{\kappa_s}} = \sqrt{-v^2 \cdot \left( \frac{dp}{dv} \right)_s}$$

$v$  = volumen específico

$\kappa_s$  = coeficiente de compresibilidad isoentrópico

$$\left( \frac{dp}{dv} \right)_s = -K \cdot \gamma \cdot v^{-\gamma-1} = -\gamma \cdot v^{-1} \cdot K \cdot v^{-\gamma} = -\gamma \cdot \frac{p}{v}$$

gas perfecto

$$a = \sqrt{\gamma \cdot p \cdot v}$$

$$a = \sqrt{\gamma \cdot R \cdot T}$$

La velocidad del sonido es una función de estado, o propiedad.

# Primer principio para sistemas abiertos

## RECORDATORIO

*ecuación de la energía*

$$Q = h_2 - h_1 + \frac{c_2^2 - c_1^2}{2} + W_t$$

$$dQ = dh + c \cdot dc + dW_t$$

*trabajo técnico*

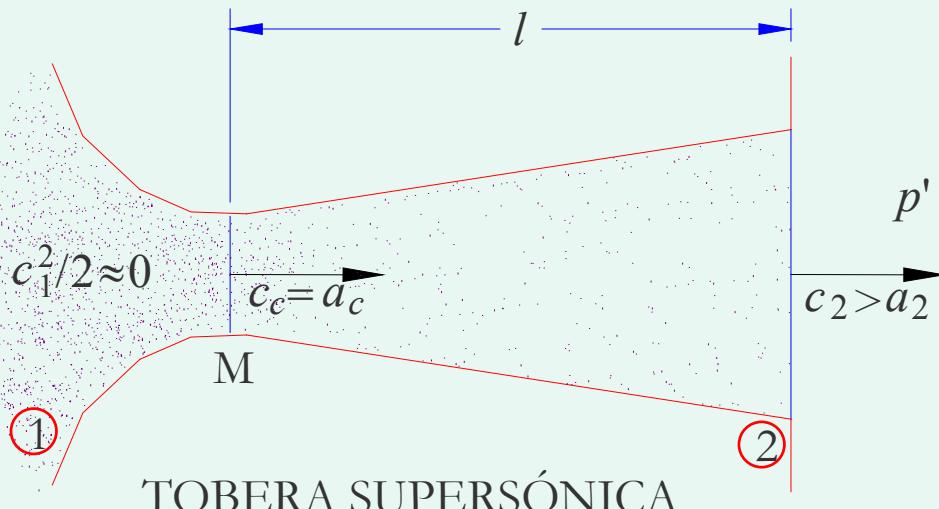
$$W_t = \frac{c_1^2 - c_2^2}{2} - \int_1^2 v \cdot dp - |W_r|$$

$$dW_t = -c \cdot dc - v \cdot dp - |dW_r|$$

# TOBERAS Y DIFUSORES

*Una tobera es un dispositivo diseñado para transformar entalpía en energía cinética. Por el contrario, un difusor transforma energía cinética en entalpía.*

$$\cancel{Q} = h_2 - h_1 + \frac{c_2^2 - c_1^2}{2} + \cancel{W_t}$$



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

*haya o no  $W_r$  ( $W_r \geq 0$ )*

# Rendimiento adiabático de la tobera

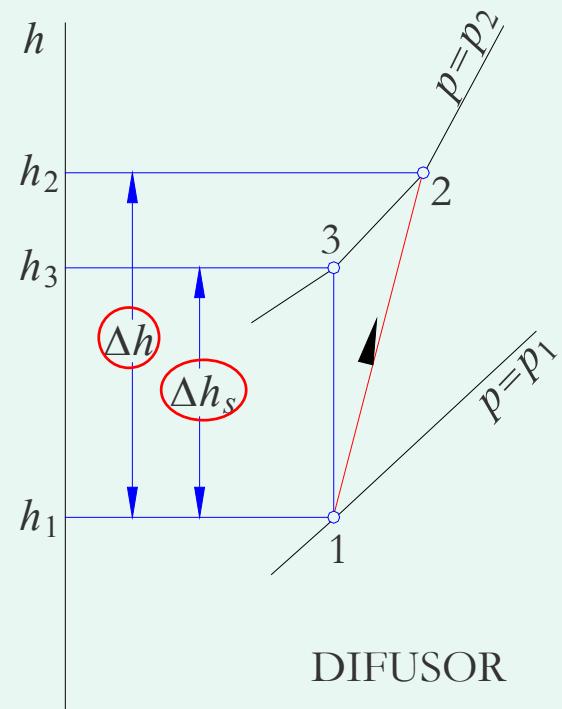
$$\eta = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_3} = \frac{\Delta h}{\Delta h_s}$$

# Rendimiento adiabático del difusor

$$\eta = \frac{h_3 - h_1}{h_2 - h_1} = \frac{\Delta h_s}{\Delta h}$$

## Eficiencia

$$\psi = \frac{e_{f2}}{e_{f1}}$$



# Diseño de toberas y difusores

$$W_t = \frac{c_1^2 - c_2^2}{2} - \int_1^2 v \cdot dp - |W_r| \quad | \quad d\cancel{W}_t = -c \cdot dc - v \cdot dp - |d\cancel{W}_r|$$

**Derrame isoentrópico ( $W_r = 0$ )**

$$c \cdot (dc)_s + v \cdot (dp)_s = 0 \quad | \quad c \cdot (dc)_s = -v \cdot (dv)_s \cdot \left( \frac{dp}{dv} \right)_s$$

$$\underline{\underline{c^2 \cdot \frac{(dc)_s}{c}}} = -v^2 \cdot \left( \frac{dp}{dv} \right)_s \cdot \frac{(dv)_s}{v} = \underline{\underline{a^2 \cdot \frac{(dv)_s}{v}}}$$

$$Ma^2 \cdot \frac{(dc)_s}{c} = \frac{(dv)_s}{v}$$

$$\frac{Ma^2 \cdot \frac{(dc)_s}{c}}{\nu}$$

$$\dot{m} = \frac{c \cdot A}{\nu}; \quad \ln \dot{m} + \ln \nu = \ln c + \ln A$$

$$\frac{d\nu}{\nu} = \frac{dc}{c} + \frac{dA}{A}$$

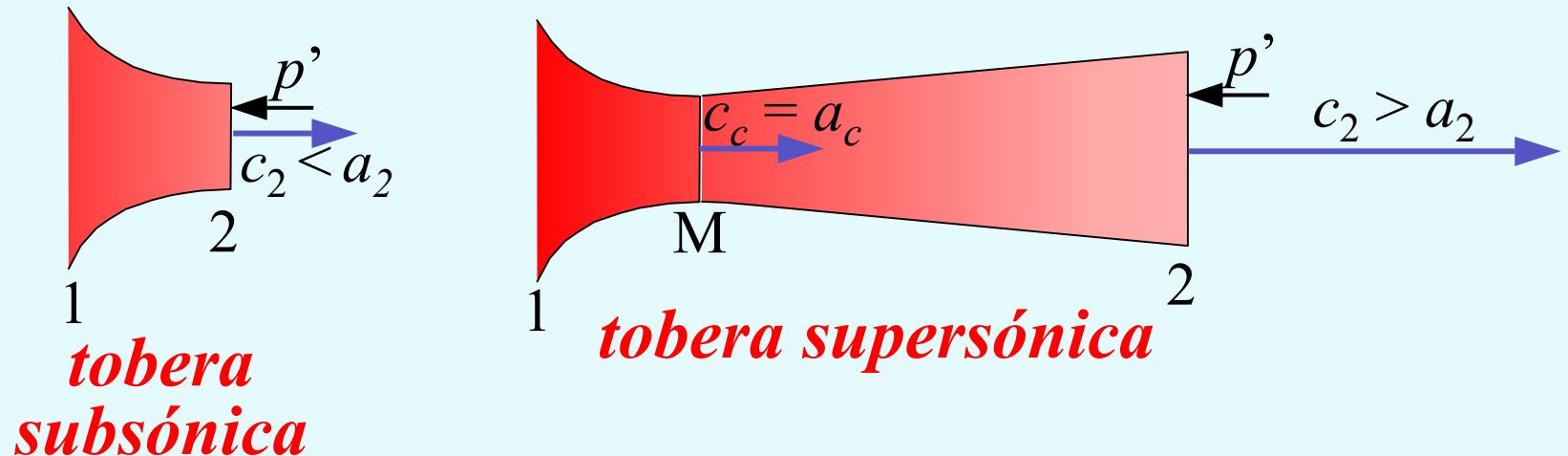
$$\frac{(dA)_s}{A} = (Ma^2 - 1) \cdot \frac{(dc)_s}{c}$$

$$\frac{\frac{(dA)_s}{A}}{c} = (Ma^2 - 1) \cdot \frac{(dc)_s}{c}$$

## Toberas ( $dc > 0$ )

Si  $Ma < 1$ ,  $dA$  negativo. **Tobera convergente**

Si  $Ma > 1$ ,  $dA$  positivo. **Tobera divergente**

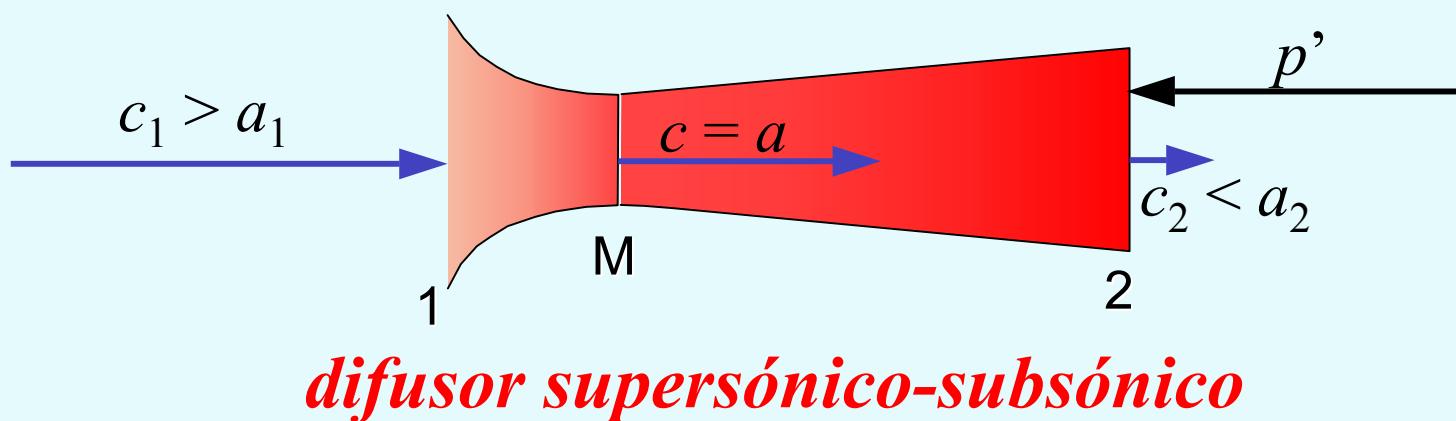
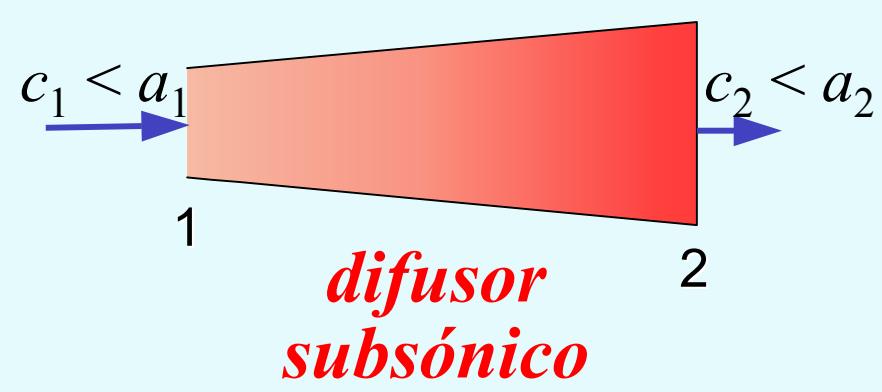
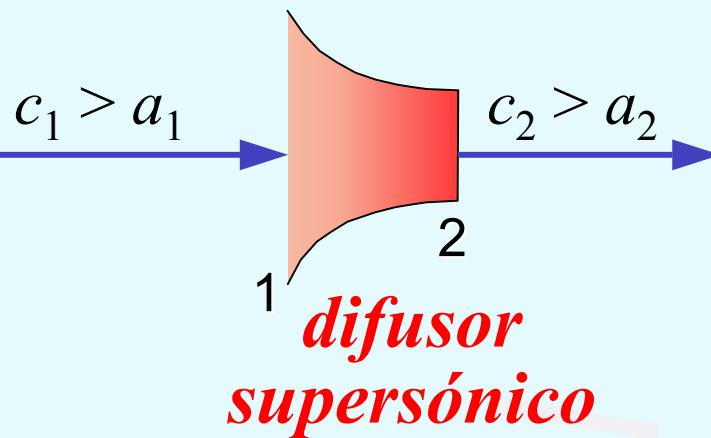




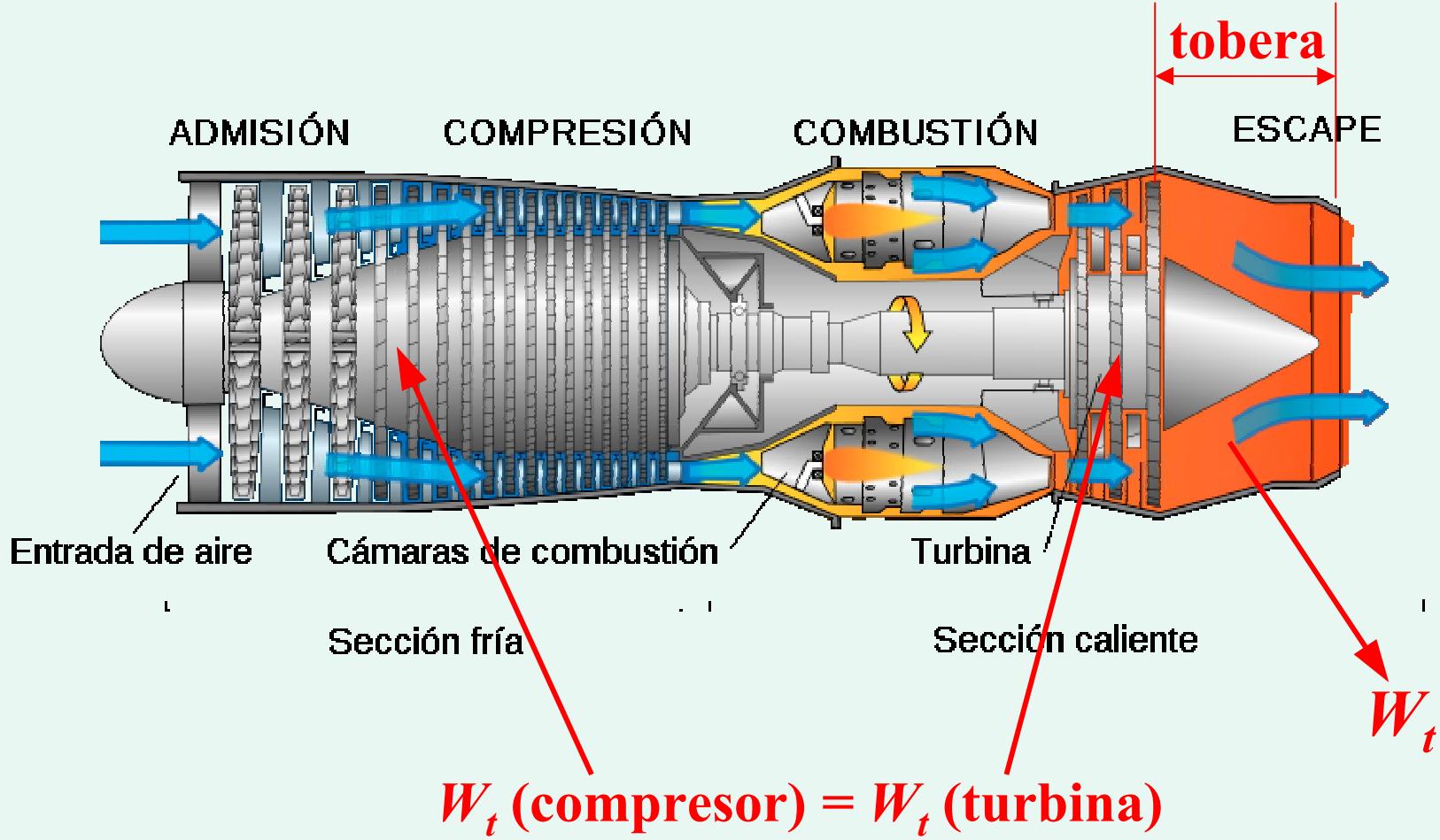
*tobera de cohete*

$$\frac{(dA)_s}{A} = (Ma^2 - 1) \cdot \frac{(dc)_s}{c}$$

## Difusores ( $dc < 0$ )

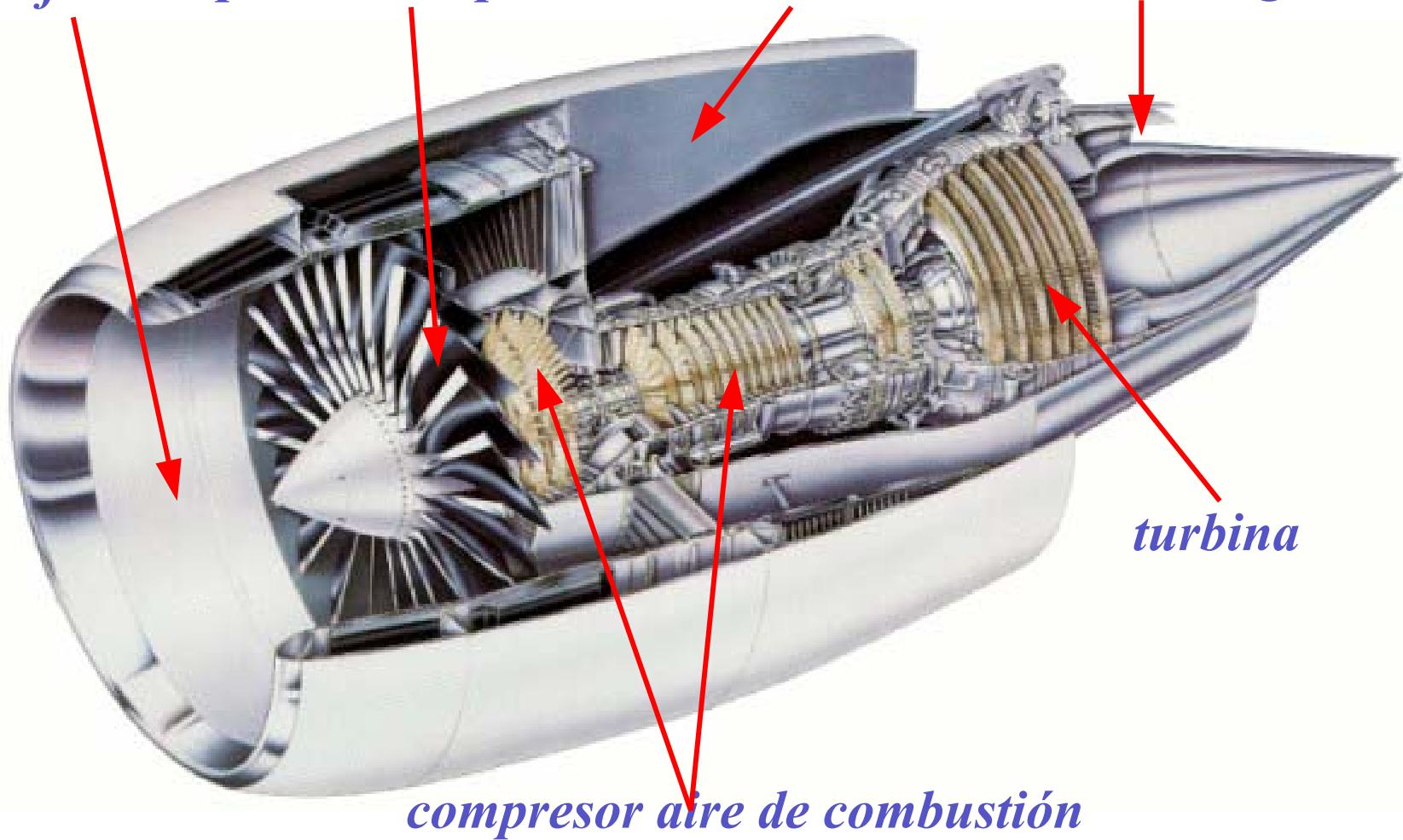


# Turborreactor

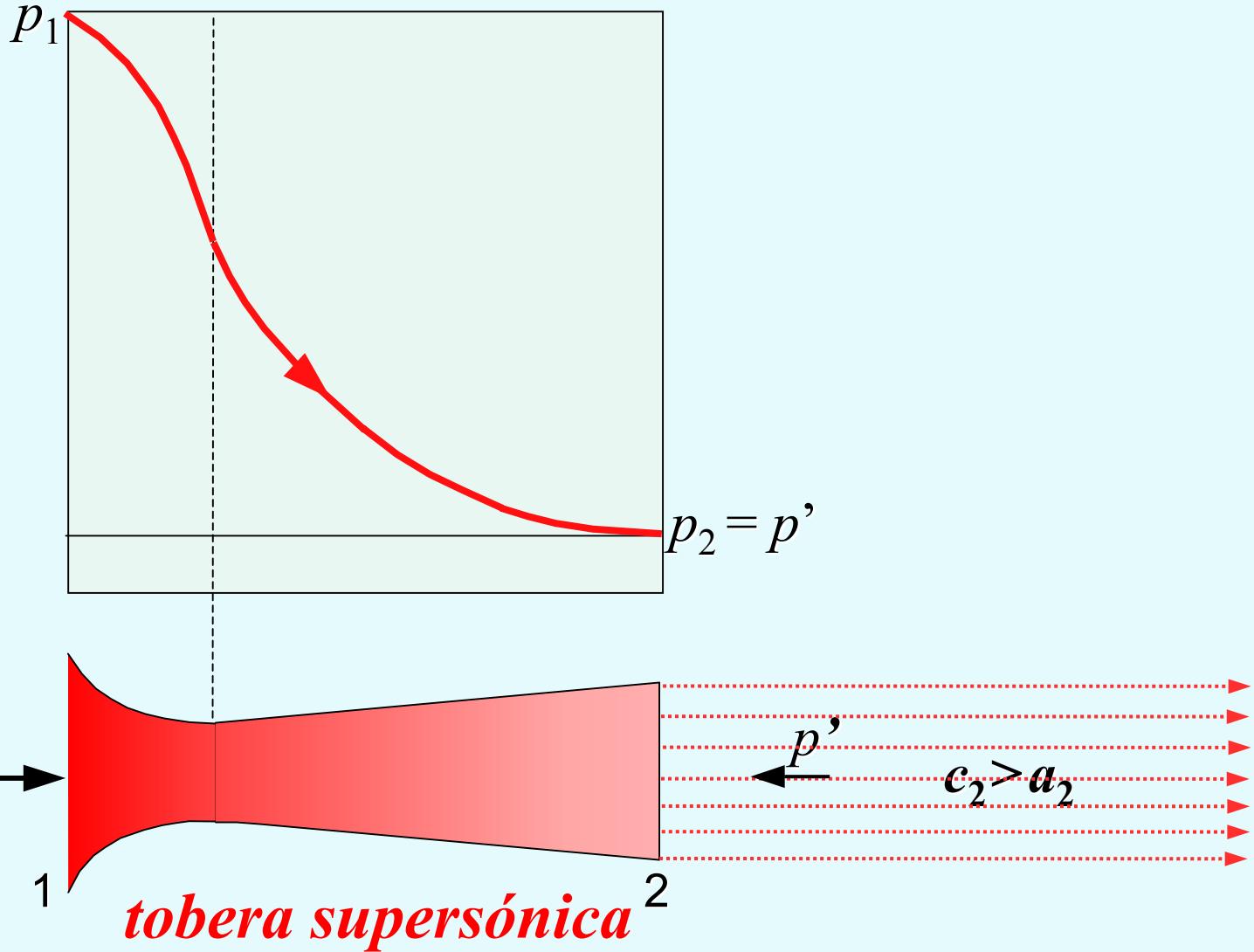


# Turborreactor de doble flujo

*difusor      primer compresor      tobera de aire      tobera de gases*

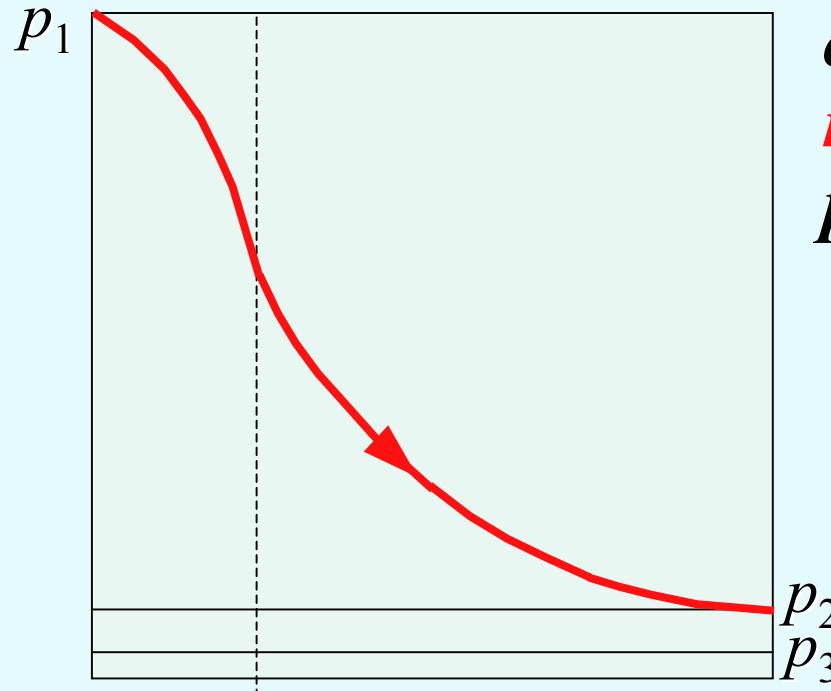


# Funcionamiento de tobera en condiciones de diseño





# En condiciones fuera de diseño

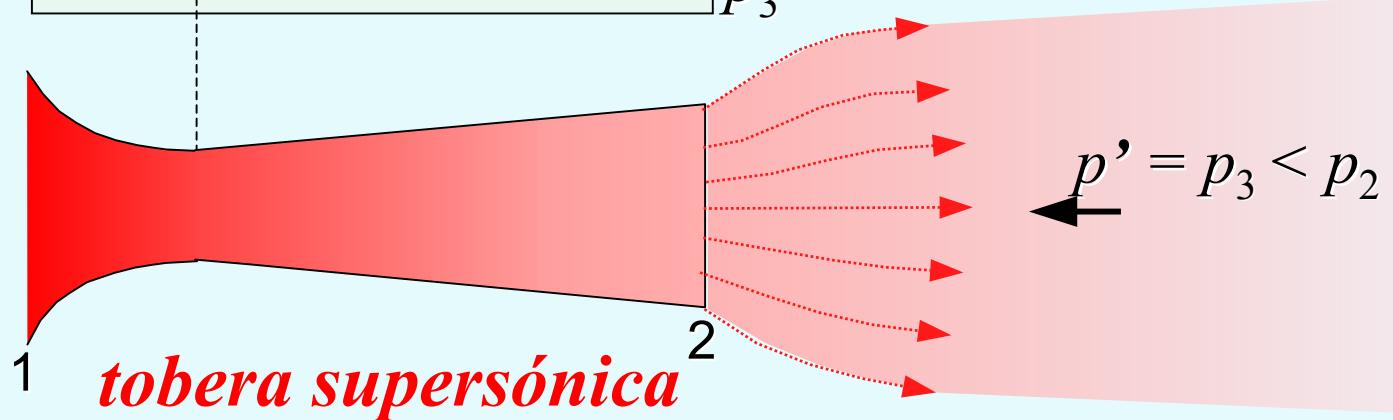


*contrapresión  $p'$  menor que la  $p_2$  de diseño*

mismo caudal

$p_2$  y  $c_2$  no varían

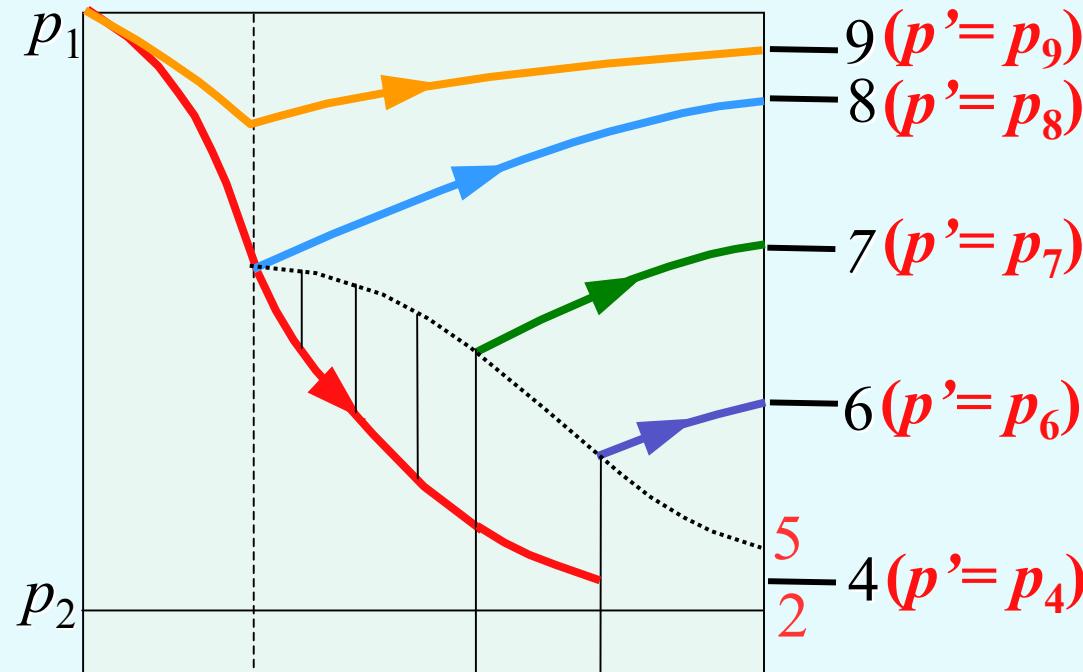
libre expansión  
de  $p_2$  a  $p_3$





JOSÉ AGUERA SORIANO 2011

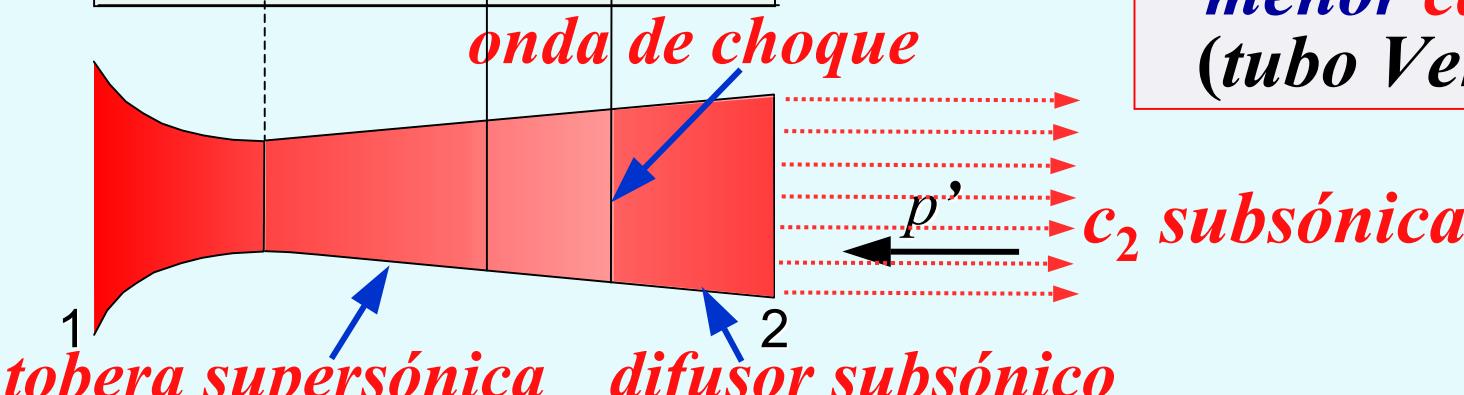
# En condiciones fuera de diseño



*contrapresión  $p'$  mayor que la  $p_2$  de diseño*

$p' = p_5 \ p_6 \ p_7 \ p_8$   
*mismo caudal*

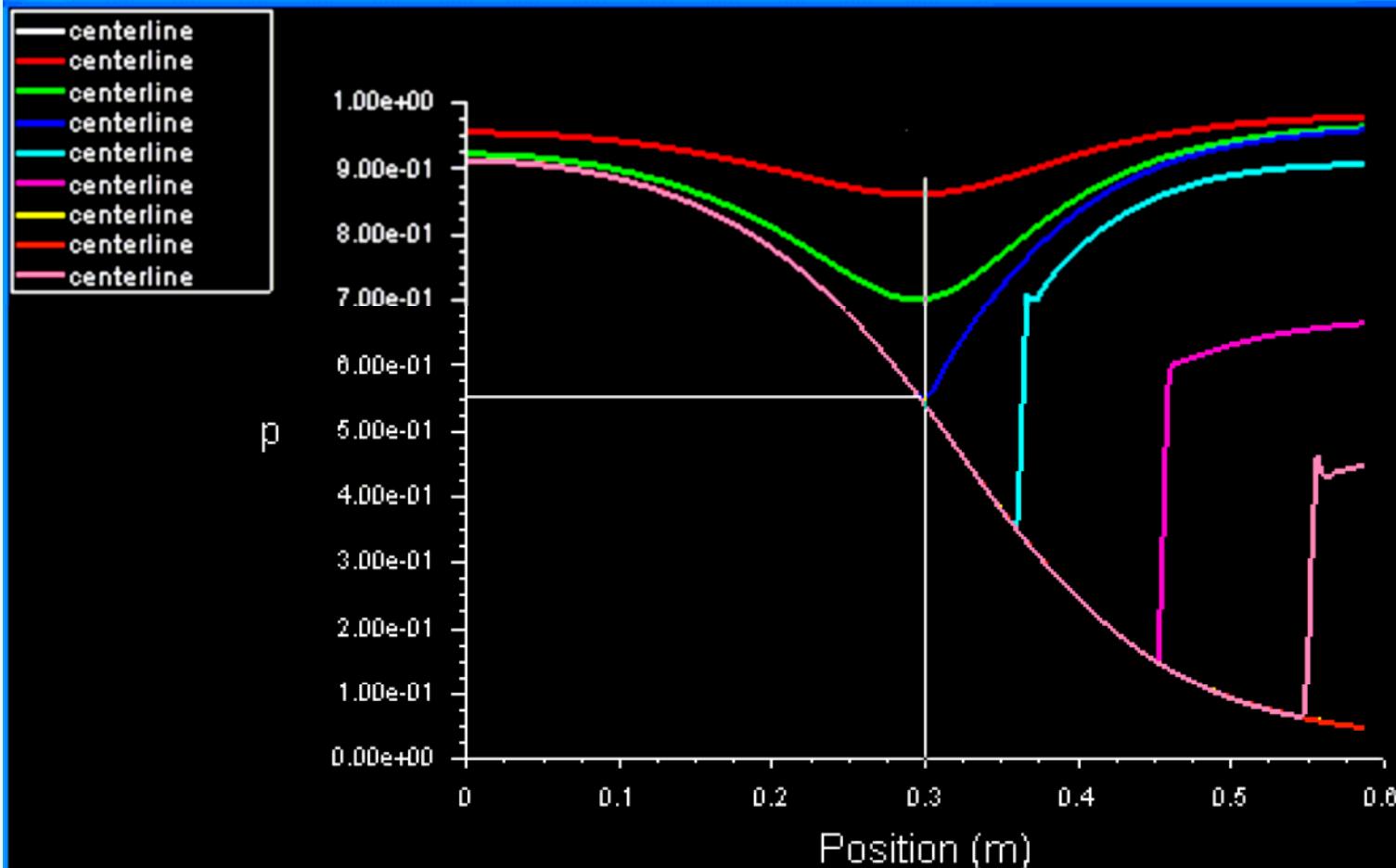
$p' = p_9$   
*menor caudal*  
(tubo Venturi)



*En esta sección, el flujo pasa de supersónico a subsónico.*



FLUENT [0] Fluent Inc

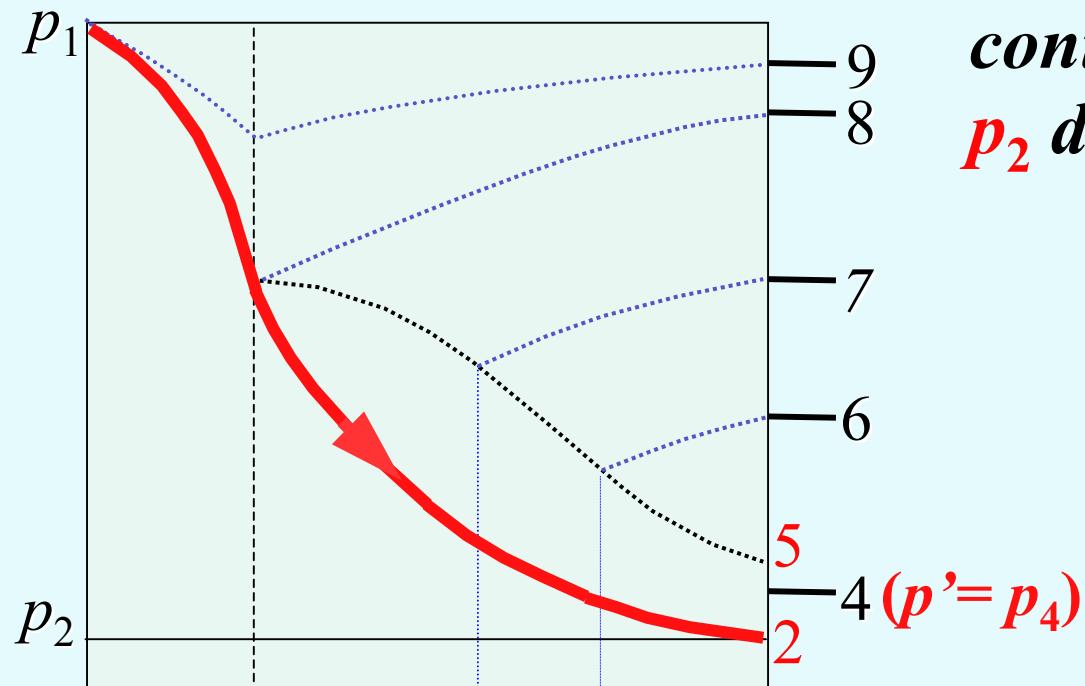


P

Feb 23, 2007

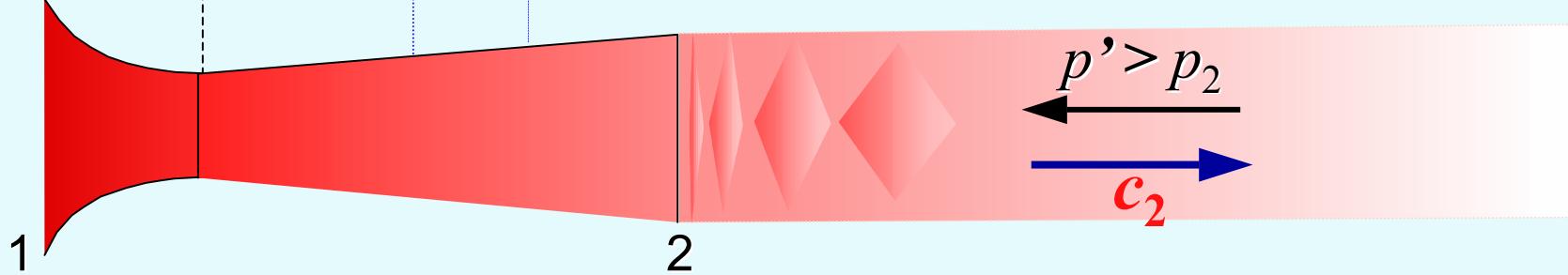
FLUENT 6.2 (axi, dp, coupled imp)

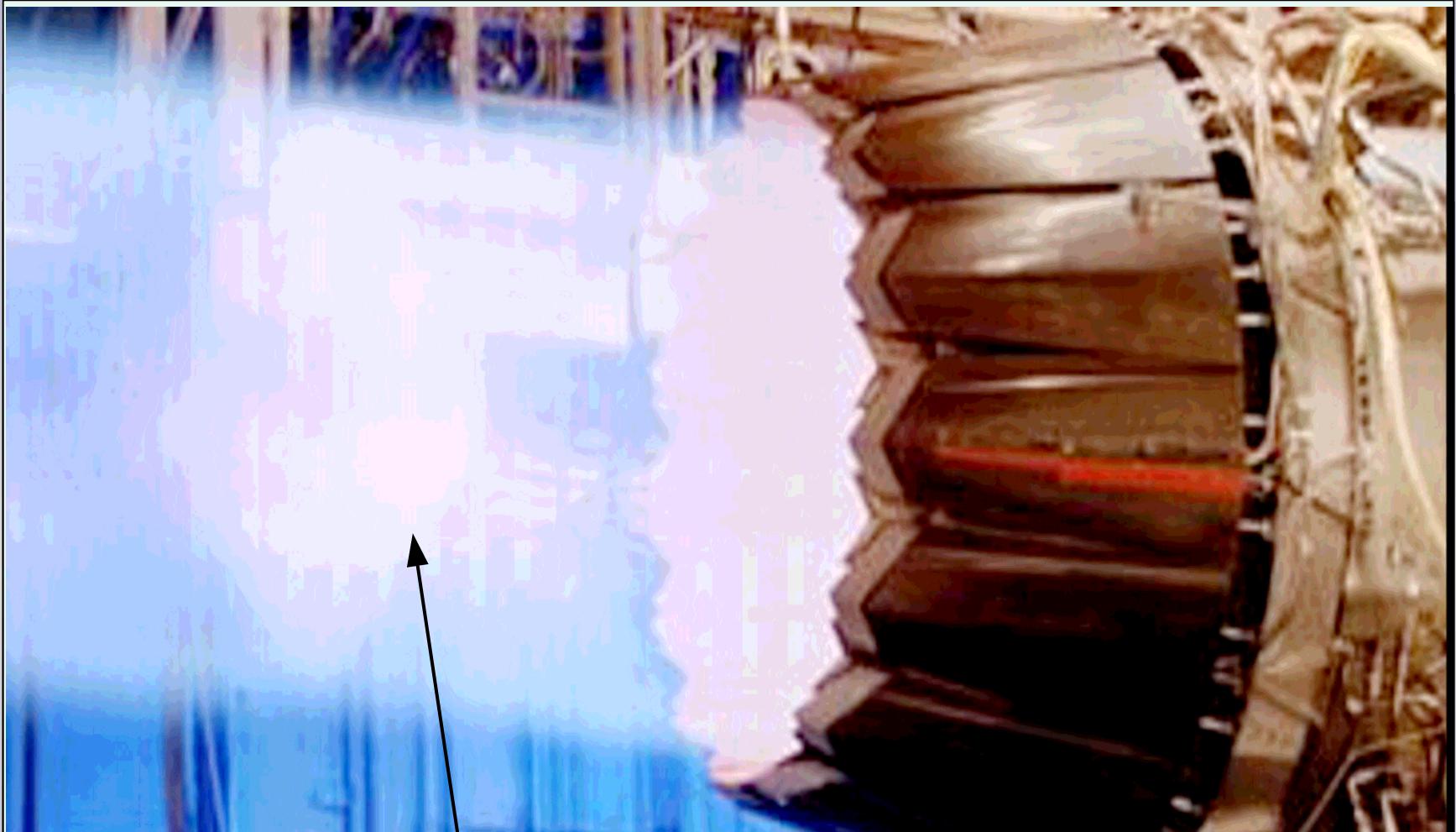
# En condiciones fuera de diseño



*contrapresión  $p'$  entre  
 $p_2$  de diseño y  $p_5$*

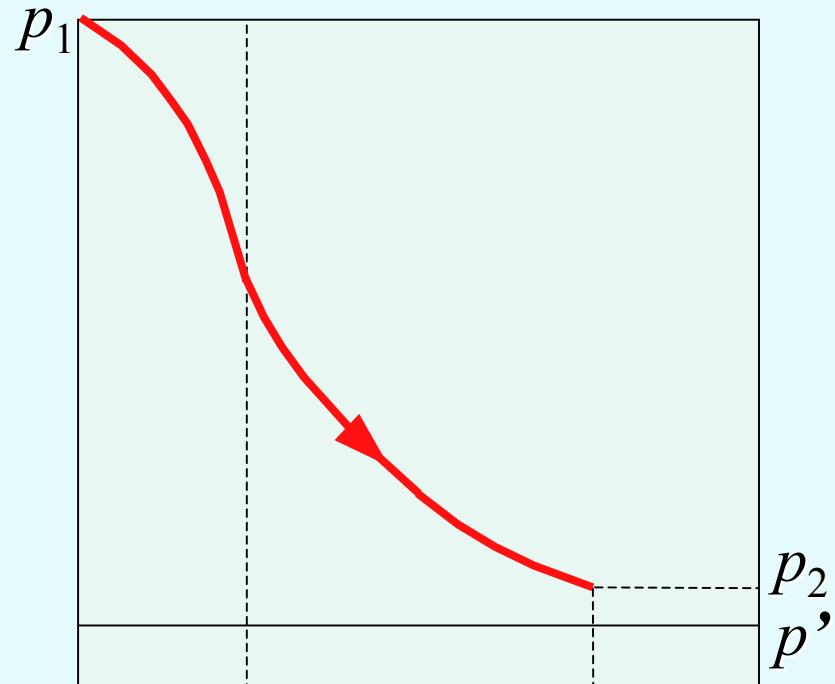
$$p' = p_4$$





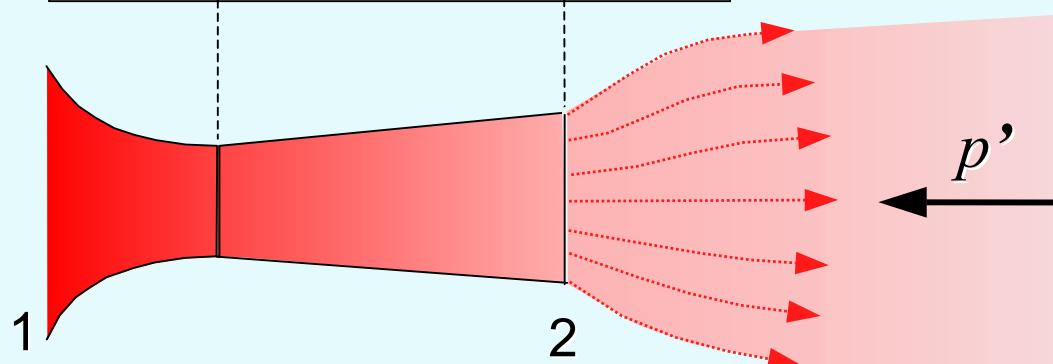
*Onda de choque oblicua*

# En condiciones fuera de diseño



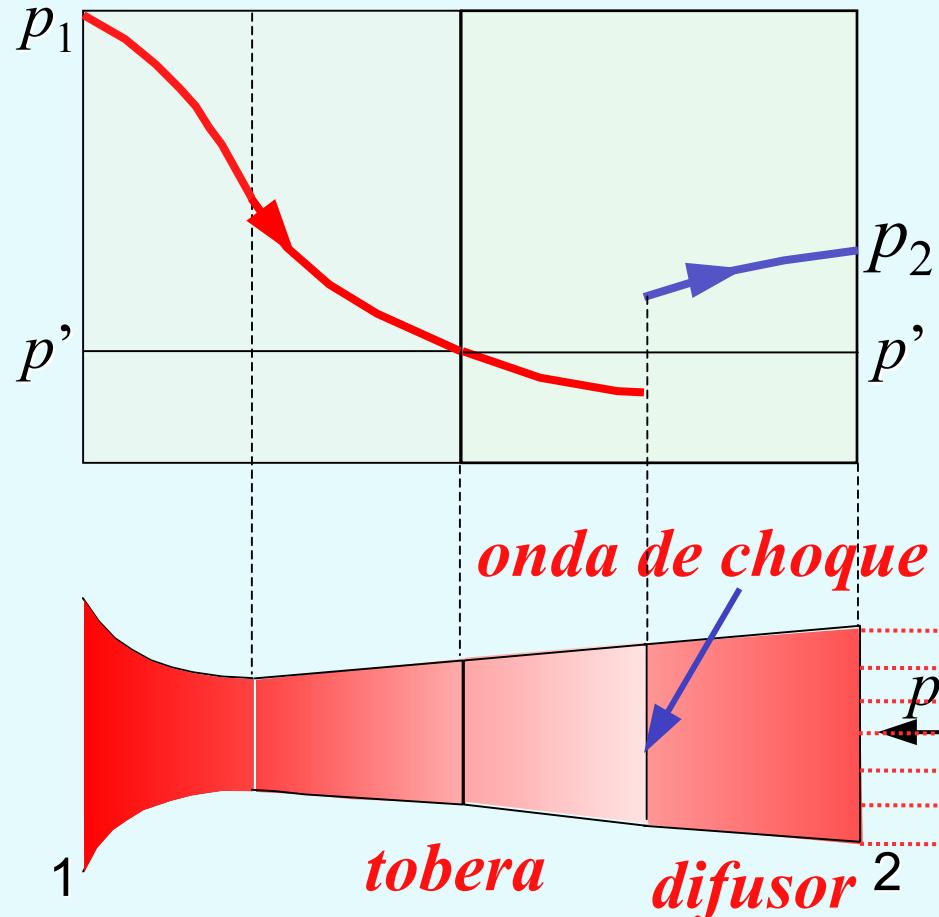
*misma  $p'$  y menor sección de salida*

mismo caudal,  
mayor  $p_2$  ( $p_2 > p'$ )  
menor  $c_2$   
que las de diseño



libre expansión  
de  $p_2$  a  $p'$

# En condiciones fuera de diseño

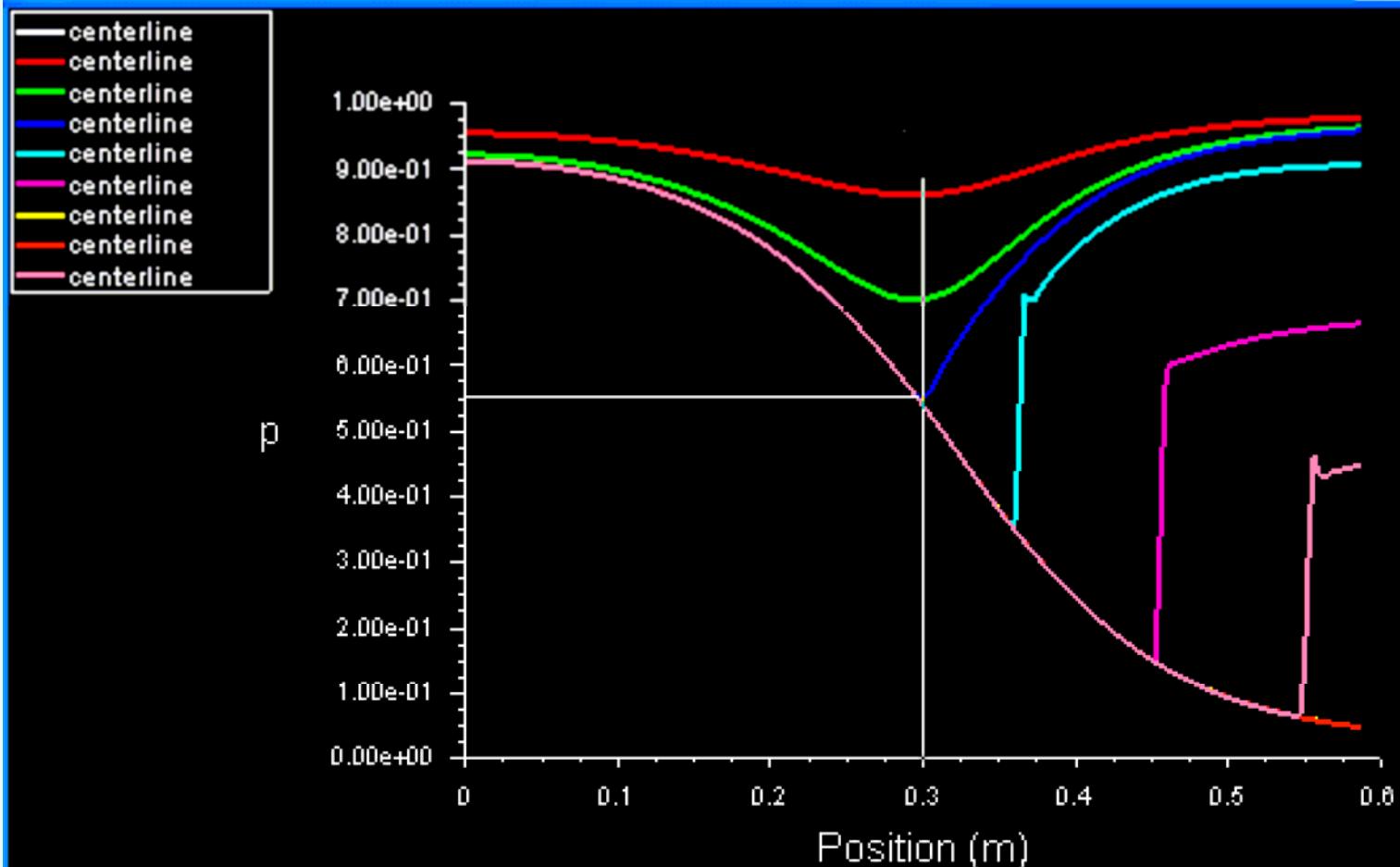


*misma  $p'$  y mayor sección de salida*

*mismo caudal  
 $p_2 > p'$   
menor  $c_2$*



FLUENT [0] Fluent Inc



P

Feb 23, 2007

FLUENT 6.2 (axi, dp, coupled imp)

## *Toberas de geometría variable*



## *Toberas de geometría variable*





*Toberas de geometría variable y orientables*

# Valores críticos, o reversibles en el cuello

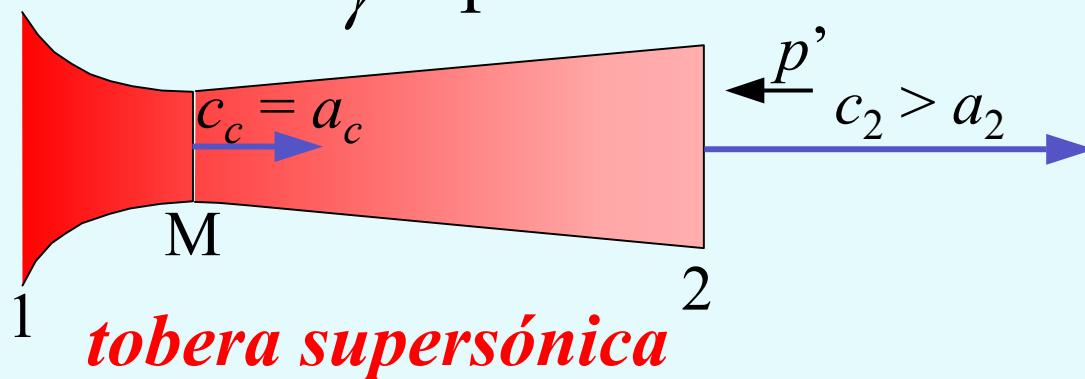
$$c \cdot (dc)_s + v \cdot (dp)_s = 0$$

$$\int_1^M c \cdot (dc)_s = - \int_1^M v \cdot (dp)_s$$

$$\int_1^M c \cdot (dc)_s = \frac{a_c^2}{2} = \frac{\gamma_c \cdot p_c \cdot v_c}{2}$$

$$-\int_1^M v \cdot (dp)_s = \gamma \cdot \frac{p_1 \cdot v_1 - p_c \cdot v_c}{\gamma - 1}$$

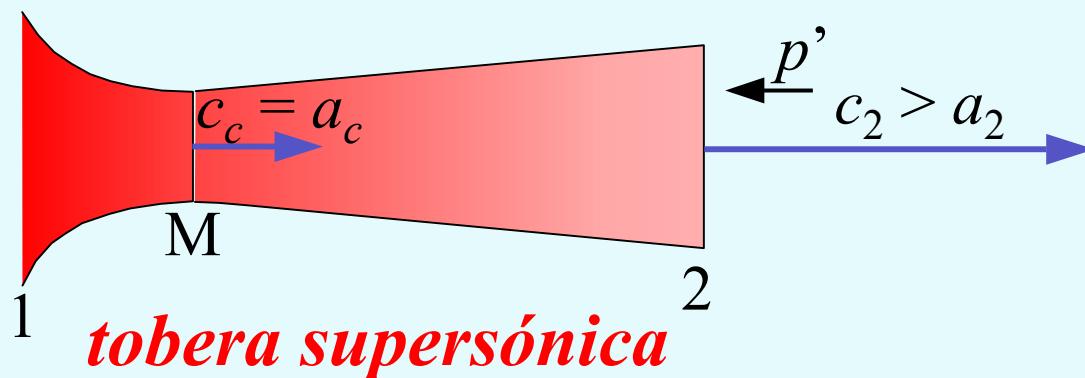
*subíndice c =  
valores críticos*



# Valores críticos, o reversibles en el cuello

$$\frac{p_c \cdot v_c}{2} = \frac{p_1 \cdot v_1 - p_c \cdot v_c}{\gamma - 1}; \quad \frac{\gamma - 1}{2} = \frac{p_1 \cdot v_1}{p_c \cdot v_c} - 1$$

$$\frac{p_c \cdot v_c}{p_1 \cdot v_1} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

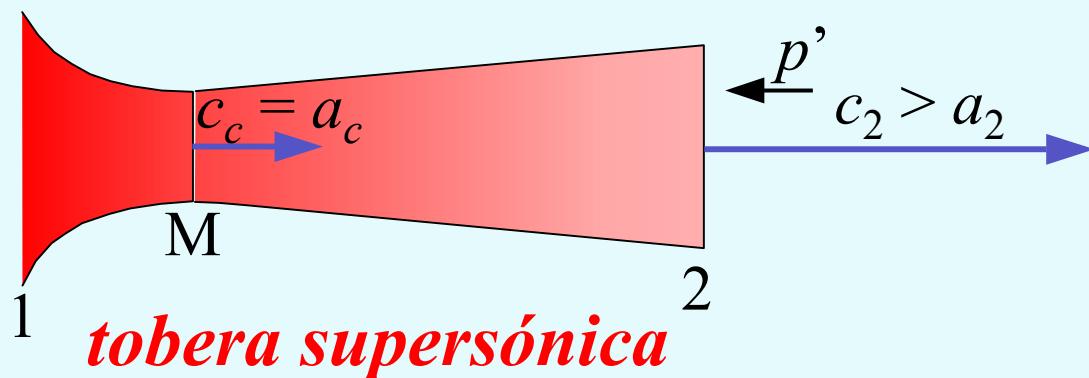


# Valores críticos, o reversibles en el cuello

$$\frac{p_c \cdot v_c}{p_1 \cdot v_1} = \frac{2}{\gamma + 1} \quad \frac{p_c}{p_1} \cdot \left( \frac{p_1}{p_c} \right)^{\frac{1}{\gamma}} = \frac{2}{\gamma + 1}; \quad \left( \frac{p_c}{p_1} \right)^{\frac{\gamma - 1}{\gamma}} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

$$\frac{p_c}{p_1} = \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{\gamma}{\gamma - 1}}$$

$$\frac{v_1}{v_c} = \frac{\rho_c}{\rho_1} = \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{1}{\gamma - 1}}$$



# Valores críticos, o reversibles en el cuello

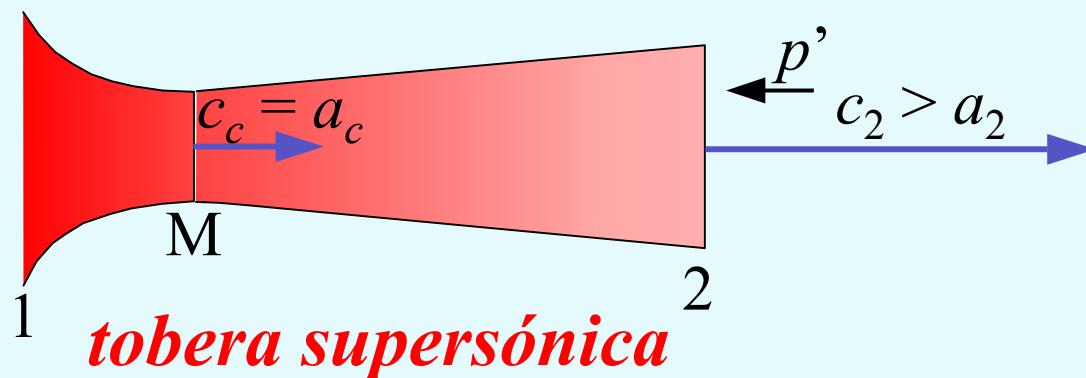
$$\frac{p_c \cdot v_c}{p_1 \cdot v_1} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

$$\frac{v_1}{v_c} = \frac{\rho_c}{\rho_1} = \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{1}{\gamma - 1}}$$

## Gases perfectos

$$\frac{T_c}{T_1} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

$$\frac{p_c}{v_c} = \frac{p_1}{v_1} \cdot \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{\gamma + 1}{\gamma - 1}}$$



# Valores críticos orientativos

$$\frac{p_c}{p_1} = \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{\gamma}{\gamma - 1}}$$

$$\frac{\rho_c}{\rho_1} = \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{1}{\gamma - 1}}$$

$$\frac{T_c}{T_1} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

gas

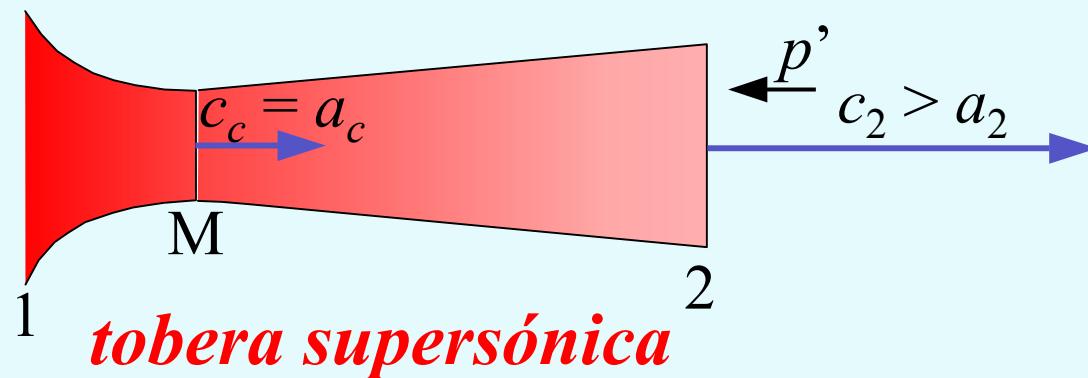
$\gamma$

$p_c$

$\rho_c$

$T_c$

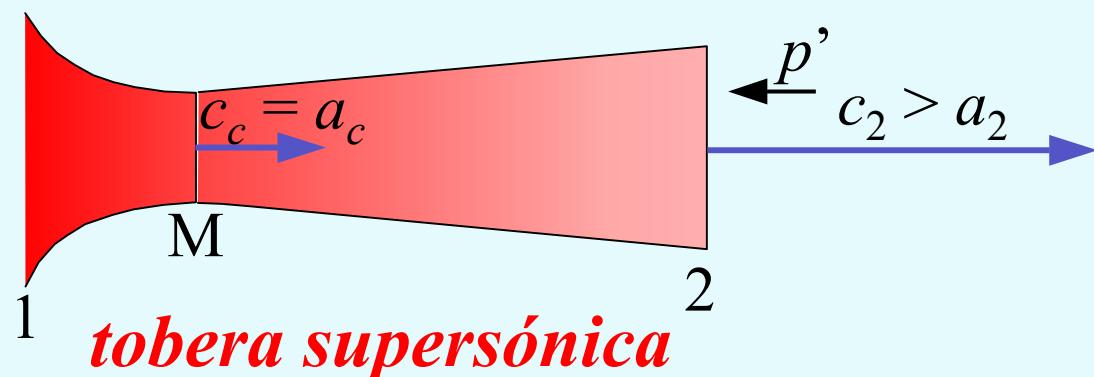
monoatómicos	1,66	$0,488 \cdot p_1$	$0,649 \cdot \rho_1$	$0,752 \cdot T_1$
biatómicos	1,40	$0,528 \cdot p_1$	$0,634 \cdot \rho_1$	$0,833 \cdot T_1$
triatómicos	1,33	$0,540 \cdot p_1$	$0,629 \cdot \rho_1$	$0,858 \cdot T_1$



# Valores críticos orientativos

gas	$\gamma$	$p_c$	$\rho_c$	$T_c$
monoatómicos	1,66	$0,488 \cdot p_1$	$0,649 \cdot \rho_1$	$0,752 \cdot T_1$
biatómicos	1,40	$0,528 \cdot p_1$	$0,634 \cdot \rho_1$	$0,833 \cdot T_1$
triatómicos	1,33	$0,540 \cdot p_1$	$0,629 \cdot \rho_1$	$0,858 \cdot T_1$

- si  $p_c \leq p'$ , tobera convergente
- si  $p_c > p'$ , tobera convergente-divergente



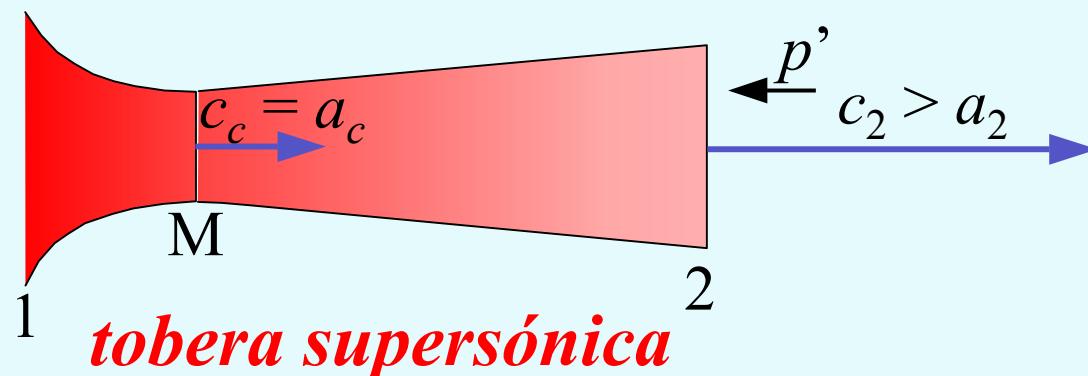
# Velocidad crítica

$$a = \sqrt{\gamma \cdot p \cdot v}$$

$$\frac{p_c \cdot v_c}{p_1 \cdot v_1} = \frac{2}{\gamma + 1}$$

$$c_c = a_c = \sqrt{\gamma \cdot p_c \cdot v_c} = \sqrt{\gamma \cdot \frac{2}{\gamma + 1} \cdot p_1 \cdot v_1}$$

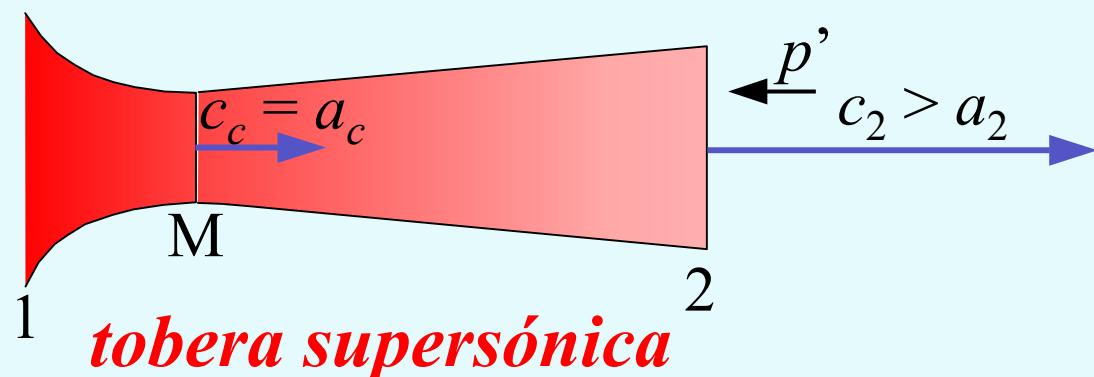
$$c_c = a_c = \sqrt{\frac{2 \cdot \gamma}{\gamma + 1}} \cdot \sqrt{p_1 \cdot v_1}$$



# Relación $\dot{m}/A_m$

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = \frac{c_c}{v_c} = \frac{\sqrt{\gamma \cdot p_c \cdot v_c}}{v_c} = \sqrt{\gamma \cdot \frac{p_c}{v_c}}$$
$$\underline{\underline{\frac{p_c}{v_c} = \frac{p_1}{v_1} \cdot \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{\gamma+1}{\gamma-1}}}}$$

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = \sqrt{\gamma \cdot \left( \frac{2}{\gamma + 1} \right)^{\frac{\gamma+1}{\gamma-1}} \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}}$$



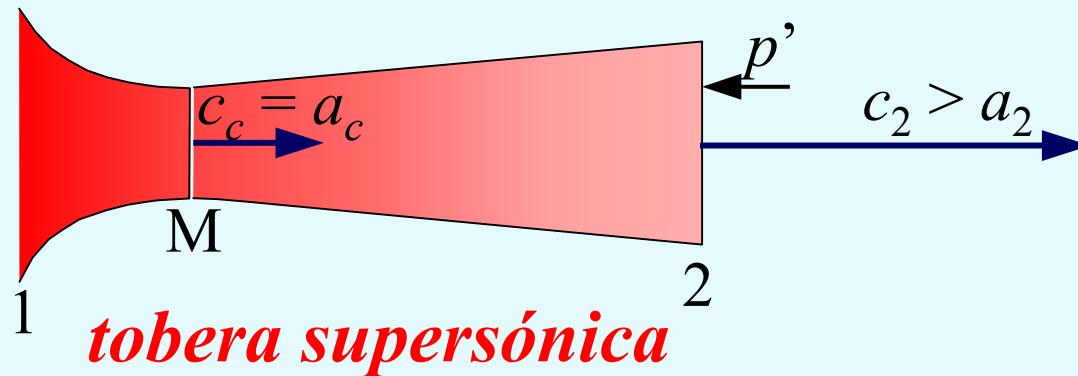
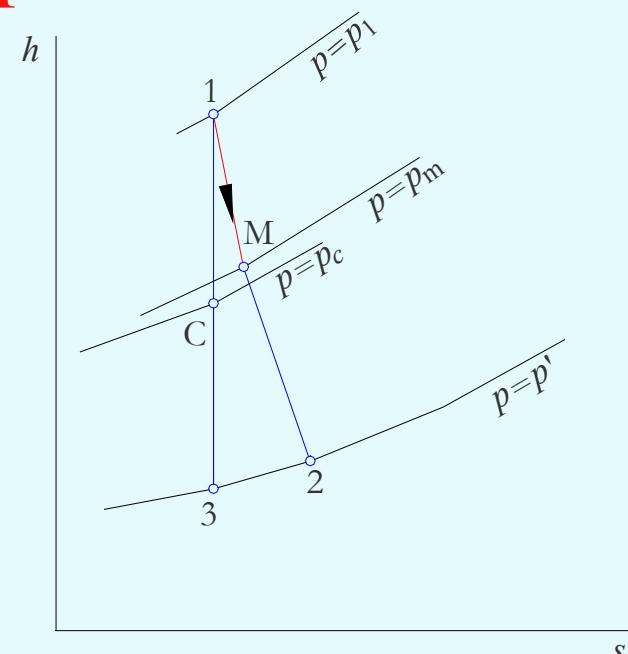
# Valores reales en el cuello de la tobera

*Exponente politrópico entre 1 y M*

$$p \cdot v^n = K$$

$$n = \frac{\gamma + 1 + \eta \cdot (\gamma - 1)}{\gamma + 1 - \eta \cdot (\gamma - 1)}$$

Entre 1 y M,  $\eta = 0,95$



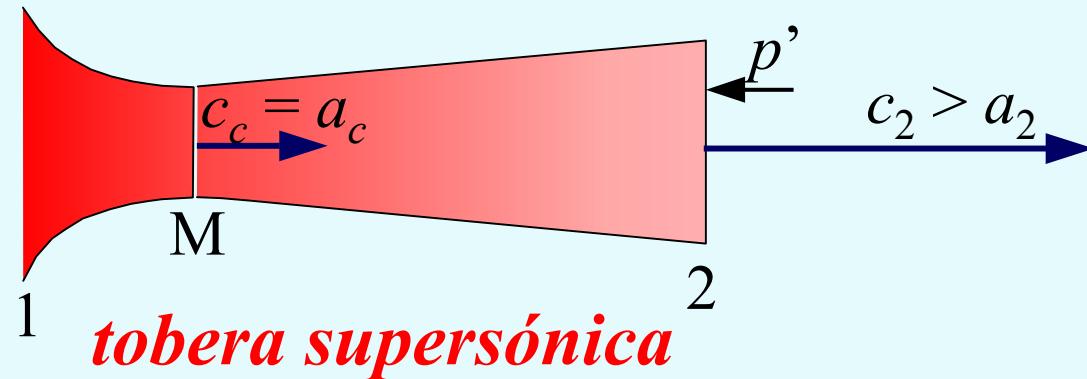
# Valores reales en el cuello de la tobera

## Temperatura, presión y volumen específico

$$\frac{T_m}{T_1} = \frac{2}{n+1}$$

$$\frac{p_m}{p_1} = \left( \frac{2}{n+1} \right)^{\frac{n}{n-1}}$$

$$\frac{v_1}{v_m} = \frac{\rho_m}{\rho_1} = \left( \frac{2}{n+1} \right)^{\frac{1}{n-1}}$$



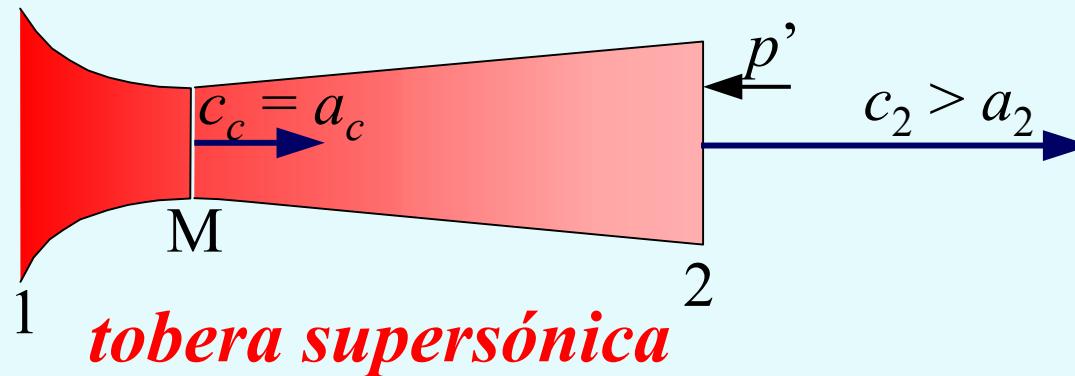
# Valores reales en el cuello de la tobera

*Velocidad en función del estado inicial*

$$c_m = \sqrt{\frac{2 \cdot \gamma}{n+1} \cdot \frac{n-1}{\gamma-1} \cdot \sqrt{p_1 \cdot v_1}}$$

$$K = \sqrt{\frac{2 \cdot \gamma}{n+1} \cdot \frac{n-1}{\gamma-1}} \quad (\text{tabla 15})$$

$$c_m = K \cdot \sqrt{p_1 \cdot v_1}$$



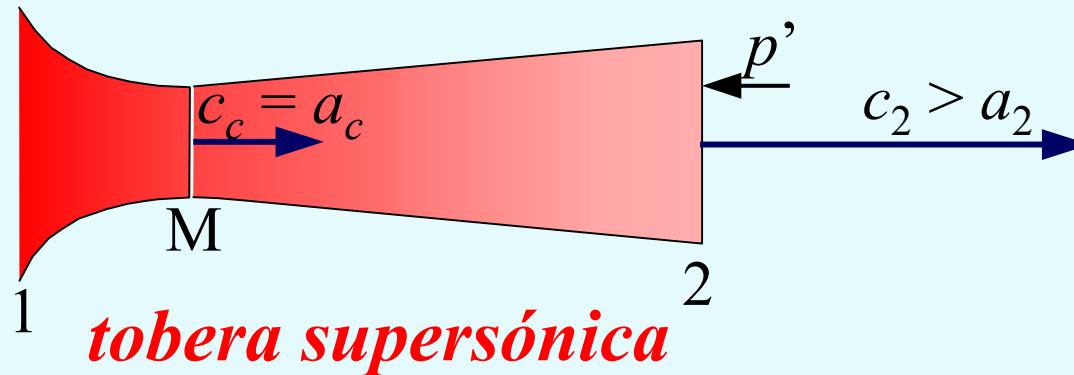
# Valores reales en el cuello de la tobera

*Área*

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = \left( \frac{2}{n+1} \right)^{\frac{1}{2} \cdot \frac{n+1}{n-1}} \sqrt{\gamma \cdot \frac{n-1}{\gamma-1}} \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}$$

$$C = \left( \frac{2}{n+1} \right)^{\frac{1}{2} \cdot \frac{n+1}{n-1}} \sqrt{\gamma \cdot \frac{n-1}{\gamma-1}} \quad (\text{tabla 15})$$

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = C \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}$$



# Valores reales en el cuello de la tobera

## Tabla 15

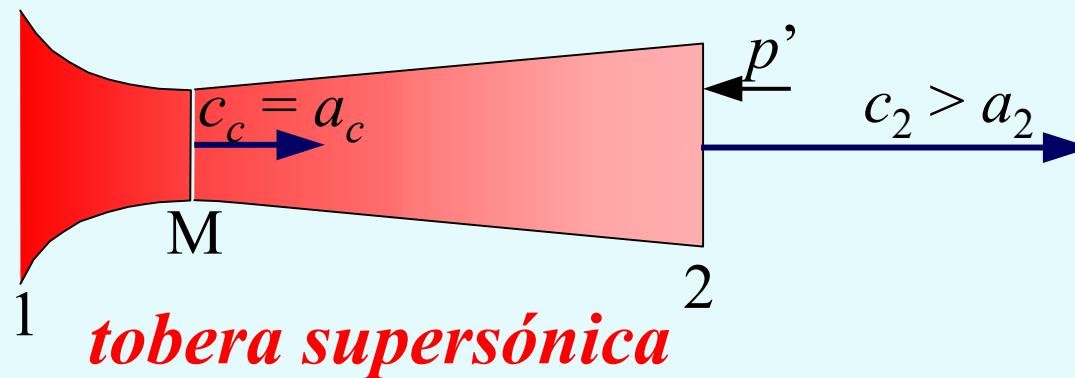
$\gamma$  = exponente adiabático medio entre  $T_1$  y  $T_m$

$n$  = exponente politrópico, para  $\eta = 0,95$

$p_m/p_1$  = relación de presiones

$K$  = coeficiente de la ec. 5.43

$C$  = coeficiente de la ec. 5.46



# EJERCICIO

Calcúlese presión, temperatura y velocidad reales, y el área de la sección mínima:

$$\dot{m} = 0,5 \text{ kg/s}$$

$$T_1 = 1130 \text{ K}$$

$$p_1 = 40 \text{ bar}$$

$$p' = 1 \text{ bar}$$

## Solución (tabla 15)

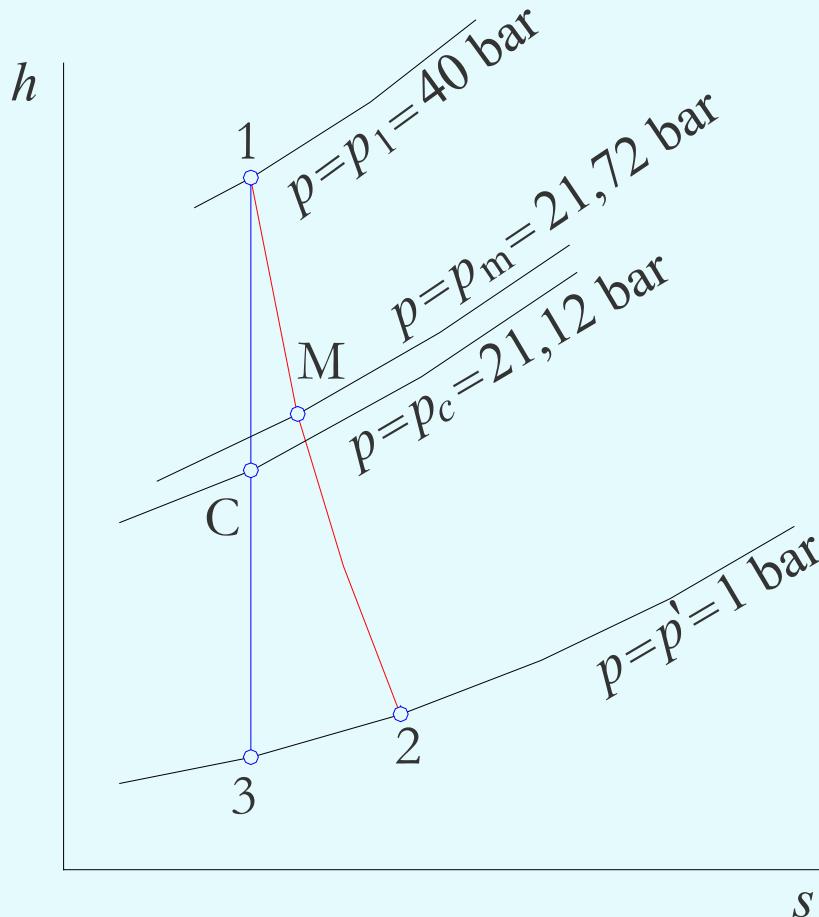
$$\gamma = 1,333$$

$$n = 1,314$$

$$p_m/p_1 = 0,543$$

$$K = 1,042$$

$$C = 0,655$$



**Presión en el cuello** ( $p_c = 21,12 \text{ bar}$ )

$$p_m = 0,543 \cdot p_1 = 0,543 \cdot 40 = 21,72 \text{ bar}$$

**Temperatura en el cuello** ( $T_c = 941 \text{ K}$ )

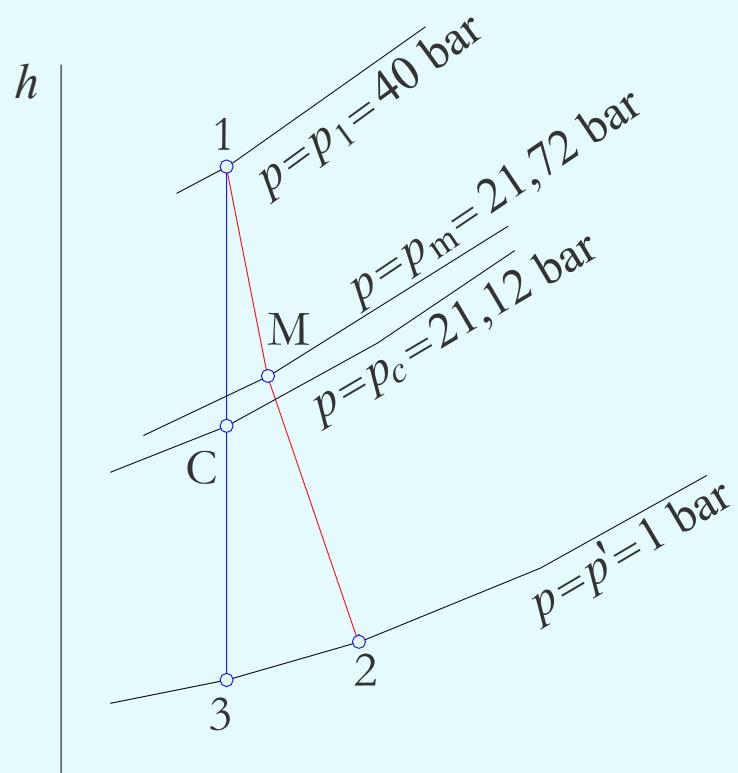
$$T_m/T_1 = 2/(n + 1)$$

$$T_m = 1130 \cdot 2 / 2,314 = 977 \text{ K}$$

**Velocidad en el cuello**

$$c_m = K \cdot \sqrt{R \cdot T_1} = 1,042 \cdot \sqrt{\frac{8314,3 \cdot 1130}{28,964}}$$

$$c_m = 593 \text{ m/s} (c_c = 615 \text{ m/s})$$

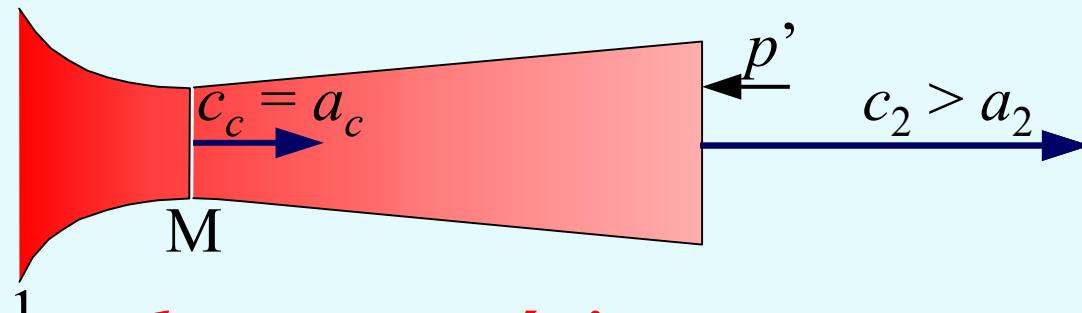


## *Sección del cuello* ( $A_{ms} = 1,04 \text{ cm}^2$ )

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = C \cdot \frac{p_1}{\sqrt{R \cdot T_1}}$$

$$\frac{0,5}{A_m} = 0,655 \cdot \frac{40 \cdot 10^5}{\sqrt{8314,3 \cdot 1130 / 28,964}}$$

$$A_m = 1,09 \text{ cm}^2$$



*tobera supersónica*

# Cálculo de una tobera

Datos:

estado inicial  $p_1, T_1$

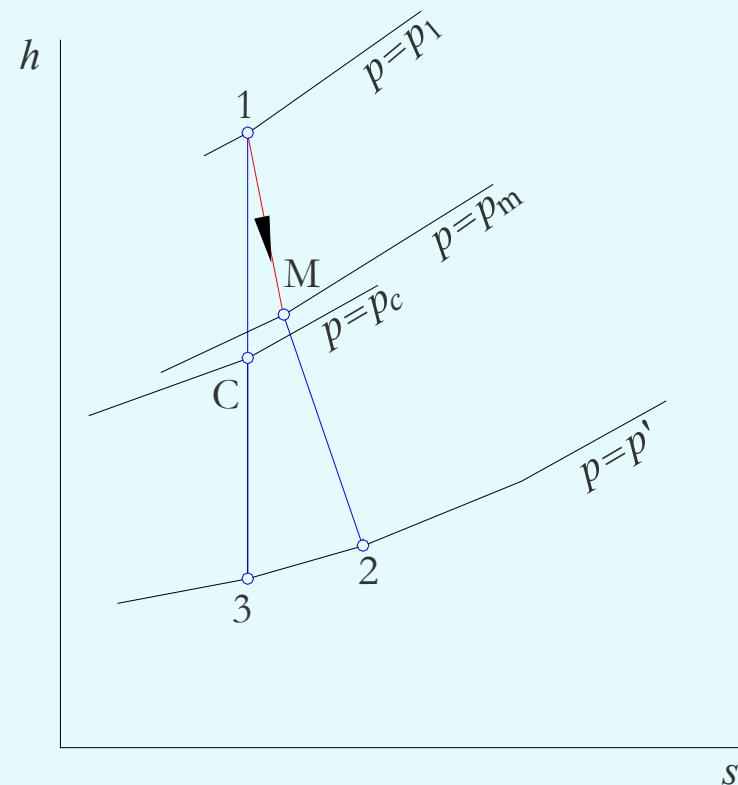
caudal másico  $\dot{m}$

contrapresión  $p' = p_2$

## Tobera supersónica ( $p' < p_c$ )

1. Área  $A_m$  del cuello

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = C \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}$$



2. Entropía y entalpía iniciales,  $s_1$  y  $h_1$ .

3. Entalpía  $h_3$ :  $p_3 = p'$ ,  $s_3 = s_1$ .

4. Entalpía  $h_2$

$$\eta = \frac{h_1 - h_2}{h_1 - h_3} \quad (\eta \text{ entre } 0,95 \text{ y } 0,90)$$

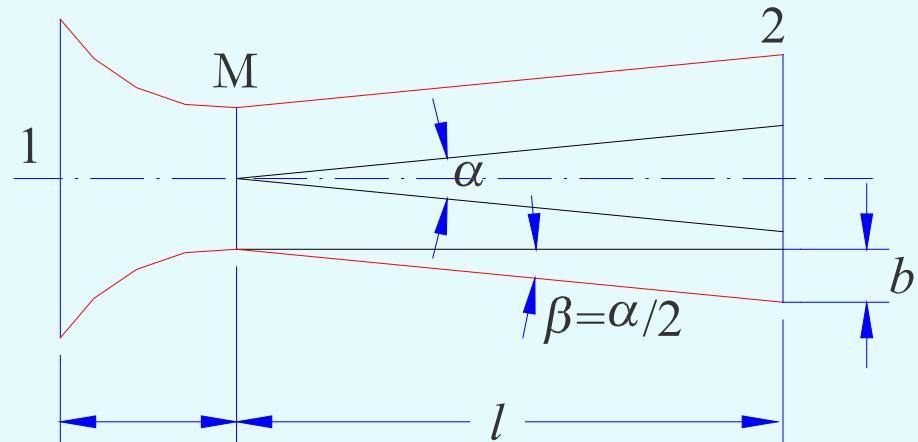
5. Velocidad de salida  $c_2$  ( $c_1^2 / 2 \approx 0$ )

$$\frac{c_2^2 - c_1^2}{2} = h_1 - h_2; \quad c_2 = \sqrt{2 \cdot (h_1 - h_2)}$$

6. Volumen específico  $v_2$

7. Área  $A_2$  final

$$\dot{m} = \frac{A_2 \cdot c_2}{v_2}$$



8. Longitud  $l$  de la parte divergente

Fijar ángulo  $\alpha$  de divergencia

## **Tobera sónica ( $p' = p_c$ ; $A_2 = A_m$ )**

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = C \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}$$

## **Tobera subsónica ( $p' > p_c$ )**

Mismo procedimiento que para la supersónica:

- el paso 1 lógicamente no procede
- en el paso 4,  $\eta = 0,95$  para  $Ma_2 = 1$ ,  
 $\eta = 1$  para  $Ma_2$ .muy pequeños

# EJERCICIO

Datos:

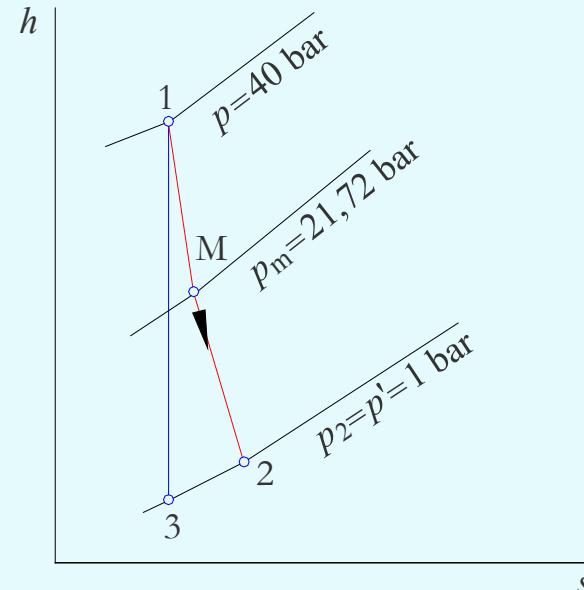
$$\dot{m} = 0,5 \text{ kg/s (aire)}$$

$$T_1 = 1130 \text{ K}$$

$$p_1 = 40 \text{ bar}$$

$$p' = 1 \text{ bar}$$

Tómese  $\eta = 90\%$  y  $\alpha = 10^\circ$ .



## Solución

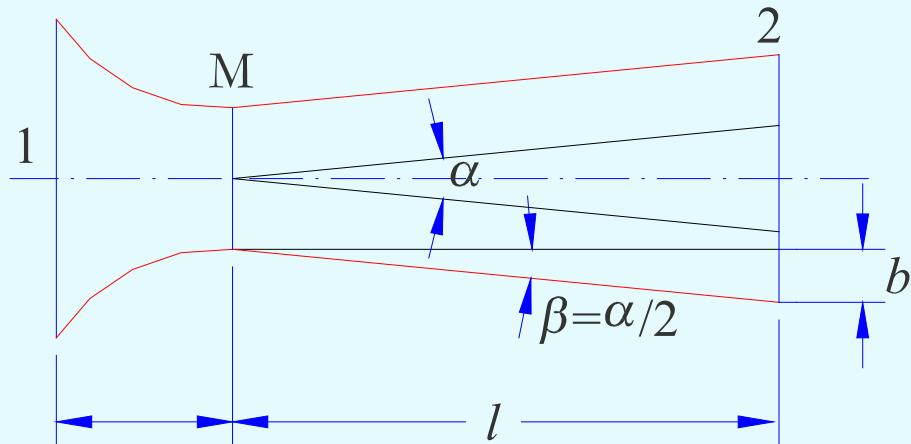
$$p_m = 21,72 \text{ bar}$$

$$T_m = 977 \text{ K}$$

$$c_m = 593 \text{ m/s}$$

$$A_m = 1,09 \text{ cm}^2$$

(ejercicio anterior)



## *Resultados de PROGASES*

### PROPIEDADES DE ESTADOS INTRODUCIDOS

GAS: Aire ( $M = 28,964 \text{ kg/kmol}$ )

Exergías referidas a  $t_a = 20 \text{ }^{\circ}\text{C}$  y  $p_a = 1 \text{ bar}$

est. nº	presión $p$	temp. absoluta K	energía interna kJ/kmol	entalpía específica entálpica kJ/kmol	entropía específica entálpica kJ/kmolK	exergía $e$ kJ/kmol	volumen específico $\nu$ $\text{m}^3/\text{kmol}$
1	40,00	1130,00	25360,6	34755,7	208,225	23071,0	2,3488
2	1,00	499,62	10456,8	14610,8	213,048	1512,3	41,5402
3	1,00	424,29	8844,8	12372,5	208,225	687,8	35,2772

	<i>p</i>	<i>T</i>	<i>u</i>	<i>h</i>	<i>s</i>	<i>e</i>	<i>v</i>
1	40,00	1130,00	25360,6	34755,7	208,225	23071,0	2,3488
2	1,00	499,62	10456,8	14610,8	213,048	1512,3	41,5402

### Velocidad de salida

$$c_2 = \sqrt{2 \cdot (h_1 - h_2)} = \sqrt{2 \cdot (34757,1 - 14618,4) \cdot 10^3 / 28,964} = 1179 \text{ m/s}$$

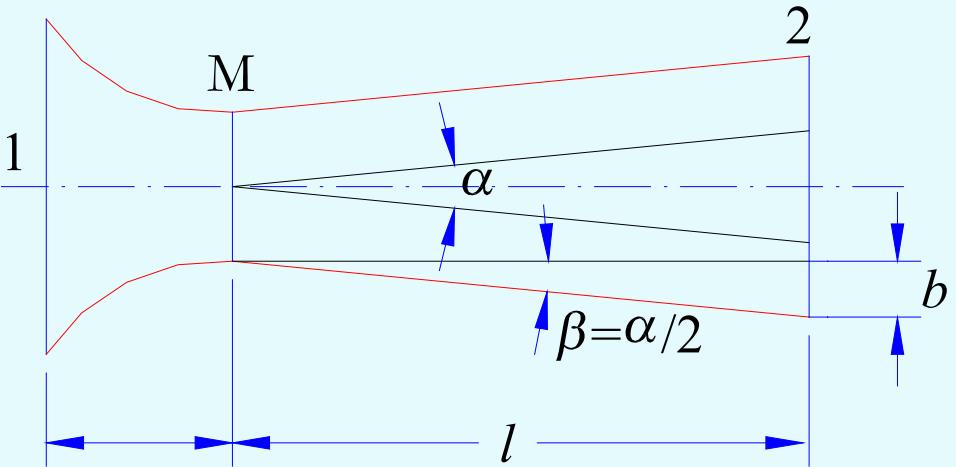
### Sección final

$$\dot{m} = \frac{A_2 \cdot c_2}{v_2}; \quad 0,5 = \frac{A_2 \cdot 1179}{1,4353} \quad A_2 = 6,09 \text{ cm}^2; \quad D_2 = 2,78 \text{ cm}$$

### Longitud *l*

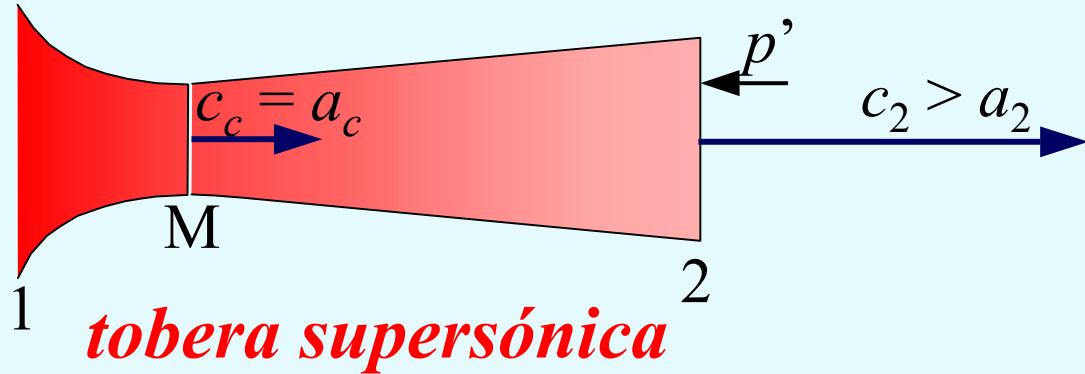
$$l = \frac{b}{\tan \beta} = \frac{(D_2 - D_m)/2}{\tan \beta};$$

$$l = \frac{2,78 - 1,18}{2 \cdot \tan 5^\circ} = 9,14 \text{ cm}$$



## *Potencia cinética de salida*

$$\underline{P = \dot{m} \cdot \frac{c_2^2}{2} = 0,5 \cdot \frac{1179^2}{2} = 347,5 \cdot 10^3 \text{ W} = 347,5 \text{ kW (472,5 CV)}}$$



# EJERCICIO

Calcúlese tobera y su eficiencia (tómese  $\eta = 92\%$  y  $\alpha = 10^\circ$ ):

$$\dot{m} = 15 \text{ kg/s vapor de agua}$$

$$t_1 = 540^\circ\text{C}$$

$$p_1 = 160 \text{ bar}$$

$$p' = 40 \text{ bar}$$

## tabla 15

$$\gamma = 1,277$$

$$n = 1,261$$

$$p_m/p_1 = 0,553$$

$$K = 1,032$$

$$C = 0,645$$

### Presión en el cuello

$$p_m = 0,553 \cdot 160 = 88,48 \text{ bar}$$

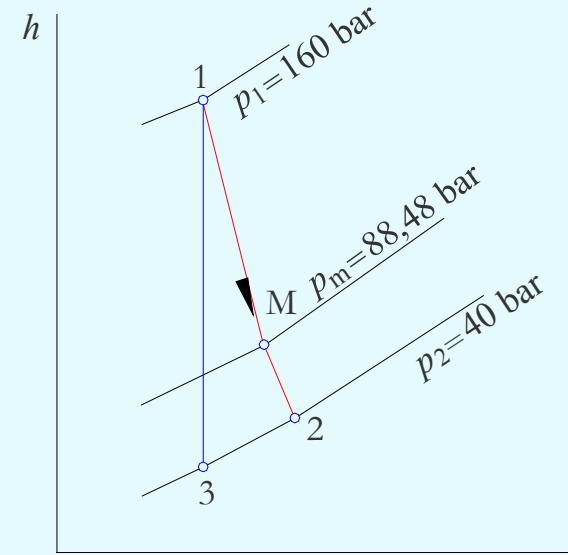
### Velocidad en el cuello

$$c_m = K \cdot \sqrt{p_1 \cdot v_1} = 1,032 \cdot \sqrt{160 \cdot 10^5 \cdot 20,928 \cdot 10^{-3}} = 597 \text{ m/s}$$

### Sección del cuello

$$\frac{\dot{m}}{A_m} = C \cdot \sqrt{\frac{p_1}{v_1}}; \quad \frac{15}{A_m} = 0,645 \cdot \sqrt{\frac{160 \cdot 10^5}{20,928 \cdot 10^{-3}}}$$

$$A_m = 8,411 \text{ cm}^2; \quad D_m = 3,27 \text{ cm}$$



## **Resultados de PROPAGUA**

Agua (líquido y/o vapor): Propiedades de estados introducidos

est.	título	presión absoluta	temperatura ratura	entalpía específica	entropía específica	volumen específico	exergía entálpica
	$x$	$p$ bar	$t$ $^{\circ}$ C	$h$ kJ/kg	$s$ kJ/kg K	$v$ dm <sup>3</sup> /kg	$e$ kJ/kg
1	V	160,000	540,00	3410,30	6,44810	20,9280	1522,90
2	V	40,000	329,55	3042,81	6,50162	63,4448	1139,72
3	V	40,000	317,54	3010,85	6,44810	61,616	1123,45

	$x$	$p$ bar	$t$ °C	$h$ kJ/kg	$s$ kJ/kg K	$v$ dm <sup>3</sup> /kg	$e$ kJ/kg
1	V	160,000	540,00	3410,30	6,44810	20,9280	1522,90
2	V	40,000	329,55	3042,81	6,50162	63,4448	1139,72

### Velocidad final

$$c_2 = \sqrt{2 \cdot (h_1 - h_2)} = \sqrt{2 \cdot (3410,3 - 3042,9) \cdot 10^3} = 857,2 \text{ m/s}$$

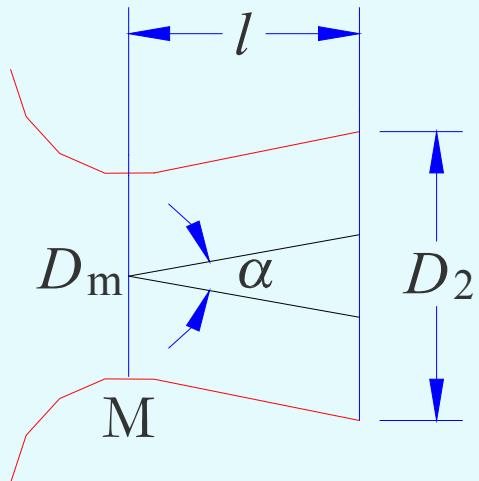
### Sección final

$$\dot{m} = \frac{A_2 \cdot c_2}{v_2}; \quad 15 = \frac{A_2 \cdot 857,2}{63,45 \cdot 10^{-3}}$$

$$A_2 = 11,10 \text{ cm}^2; \quad D_2 = 3,76 \text{ cm}$$

### Longitud l

$$l = \frac{b}{\tan(\alpha/2)} = \frac{(D_2 - D_m)/2}{\tan(\alpha/2)} = \frac{(3,76 - 3,27)/2}{\tan 5^\circ} = 2,80 \text{ cm}$$



	$x$	$p$ bar	$t$ °C	$h$ kJ/kg	$s$ kJ/kg K	$v$ dm³/kg	$e$ kJ/kg
1	V	160,000	540,00	3410,30	6,44810	20,9280	1522,90
2	V	40,000	329,55	3042,81	6,50162	63,4448	1139,72

### Exergías del flujo

$$e_{f2} = e_2 + c_2^2 / 2 = e_2 + (h_1 - h_2) = \underline{1139,7 + (3410,3 - 3042,8)} = 1507,2 \text{ kJ/kg}$$

$$e_{f1} = e_1 = \underline{1522,9 \text{ kJ/kg}}$$

### Exergía destruida

$$e_d = e_{f1} - e_{f2} = 1522,9 - 1507,2 = 15,7 \text{ kJ/kg}$$

### Eficiencia, o rendimiento exergético

$$\psi = \frac{e_{f2}}{e_{f1}} = \frac{1507,2}{1522,9} = \underline{0,990} \quad (\eta = 920\%)$$

