



# SIMULACIÓN NUMÉRICA DE UN CICLO OTTO.

Dr. José Miguel Mateos Roco Dr. Ing. Pedro L. Curto-Risso Dr. Alejandro Medina Domínguez

http://campus.usal.es/gtfe









INTRODUCCIÓN

- **2** Ecuaciones dinámicas
- **3** Estados y etapas del sistema
- **4** Resolución del sistema

## 5 VALIDACIÓN



Introducción

Ecuaciones dinámicas tados y etapas del sistema Resolución del sistema Validación



## ESQUEMA

- INTRODUCCIÓN
- **2** Ecuaciones dinámicas
- 3 Estados y etapas del sistema
- 4 Resolución del sistema

## 5 VALIDACIÓN





# INTRODUCCIÓN

Motivación y marco actual de la industria del motor de combustión interna

- Gran crecimiento de la industria desde sus inicios.
- Compromiso medioambiental.
- Escasez del petróleo.

#### ¿Cómo se puede abordar el estudio hoy en día?

- Experimentación: laboratorios, banco de motores, etc.
- Modelos numéricos: multi-dimensionales, cero-dimensionales o cuasi-dimensionales.
- Modelos teóricos: Termodinámica clásica del equilibrio, termodinámica de tiempos finitos (TTF, utilizada generalmente para optimizar convertidores energéticos).

< /₽ > < E > .

< ∃→



ESQUEMA

Introducción Ecuaciones dinámicas stados y etapas del sistema Resolución del sistema Validación

Descripción mecánica Descripción termodinámica



- **2** Ecuaciones dinámicas
  - Descripción mecánica
  - Descripción termodinámica
- 3 Estados y etapas del sistema
- 4 Resolución del sistema

## 5 VALIDACIÓN



Descripción mecánica Descripción termodinámica



# DESCRIPCIÓN MECÁNICA







Descripción mecánica Descripción termodinámica

• □ ▶ • • □ ▶ • • □ ▶



Ecuación diferencial de la mecánica del sistema

$$\ddot{arphi} = rac{a\xi_1(F_{ ext{gas}}-F_{ ext{fric}})-am_p\,\xi_1\left(a\xi_2\dot{arphi}^2-g
ight)-M_{ ext{ext}}}{I+a^2m_p\,\xi_1^2}$$

#### Donde

$$\xi_{1} \equiv \operatorname{sen} \varphi + f \frac{\operatorname{sen} \varphi \cos \varphi}{\sqrt{1 - f^{2} \operatorname{sen}^{2} \varphi}}$$
$$\xi_{2} \equiv \cos \varphi + f \frac{\cos(2\varphi)}{\sqrt{1 - f^{2} \operatorname{sen}^{2} \varphi}} + \frac{f^{3}}{4} \frac{\operatorname{sen}^{2}(2\varphi)}{\left(1 - f^{2} \operatorname{sen}^{2} \varphi\right)^{\frac{3}{2}}}$$
$$\operatorname{con} f = a/\ell$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



## CÁLCULO DE LA FUERZA DE FRICCIÓN

Dentro de los factores que se provocan pérdidas por fricción, destacamos:

#### CAUSAS DE LA FRICCIÓN

- Bombeo, cuando entran o salen los gases.
- Rozamiento mecánico de todas las partes móviles.
- Sistemas auxiliares: bombas de agua o aceite, alternador, etc.

$$\frac{F_{fric}}{A_{\rm pistón}} = \left(0.97 \cdot 10^5 + 143,2394488\,\dot{\varphi} + 0.4559453\,\dot{\varphi}^2\right)$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



## CÁLCULO DE LA FUERZA DE FRICCIÓN

Dentro de los factores que se provocan pérdidas por fricción, destacamos:

#### Causas de la fricción

- Bombeo, cuando entran o salen los gases.
- Rozamiento mecánico de todas las partes móviles.
- Sistemas auxiliares: bombas de agua o aceite, alternador, etc.

$$\frac{F_{fric}}{A_{\rm pistón}} = \left(0.97 \cdot 10^5 + 143,2394488 \,\dot{\varphi} + 0.4559453 \,\dot{\varphi}^2\right)$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



## CÁLCULO DE LA FUERZA DE FRICCIÓN

Dentro de los factores que se provocan pérdidas por fricción, destacamos:

#### Causas de la fricción

- Bombeo, cuando entran o salen los gases.
- Rozamiento mecánico de todas las partes móviles.
- Sistemas auxiliares: bombas de agua o aceite, alternador, etc.

$$\frac{F_{fric}}{A_{\rm pistón}} = \left(0.97 \cdot 10^5 + 143,2394488 \,\dot{\varphi} + 0.4559453 \,\dot{\varphi}^2\right)$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



## CÁLCULO DE LA FUERZA DE FRICCIÓN

Dentro de los factores que se provocan pérdidas por fricción, destacamos:

#### Causas de la fricción

- Bombeo, cuando entran o salen los gases.
- Rozamiento mecánico de todas las partes móviles.
- Sistemas auxiliares: bombas de agua o aceite, alternador, etc.

$$\frac{F_{fric}}{A_{\rm pistón}} = \left(0.97 \cdot 10^5 + 143,2394488 \, \dot{\varphi} + 0.4559453 \, \dot{\varphi}^2\right)$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



## Ecuaciones termodinámicas

Se considera el interior del cilindro como volumen de control. Para la combustión se utiliza un modelo de dos zonas, diferenciando entre el volumen de control de los gases sin quemar, u y los gases quemados, b.

Aplicando el primer principio a nuestro sistema  $\dot{E} = \dot{Q} - \dot{W} + \sum_{j} \dot{m}_{j} h_{j}$ 

Cuando no hay combustión

$$\dot{T} = \frac{\dot{Q} + \dot{m}_{adm}h_{adm} + \dot{m}_{esc}h_{esc} - \dot{m}_uh_u - \dot{m}_bh_b + V\dot{p}}{m_u c_{p,u} + m_b c_{p,b}}$$
(1)

・ロト ・ 同ト ・ ヨト ・

$$\dot{p} = \frac{p\left(\frac{\dot{m}_{u}}{\rho_{u}} + \frac{\dot{m}_{b}}{\rho_{b}} - \dot{V}\right) + \zeta\left(\dot{Q} + \dot{m}_{adm}h_{adm} + \dot{m}_{esc}h_{esc} - \dot{m}_{u}h_{u} - \dot{m}_{b}h_{b}\right)}{V\left(1 - \zeta\right)}$$
(2)

$$\operatorname{con}\,\zeta=\tfrac{V}{\frac{V_{u}C_{p,u}}{R_{u}}+\frac{V_{b}C_{p,b}}{R_{b}}}.$$



Descripción mecánica Descripción termodinámica



# Ecuaciones termodinámicas

Nuevamente aplicando el primer principio a nuestro sistema  $\dot{E} = \dot{Q} - \dot{W} + \sum_{i} \dot{m}_{i} h_{i}$ , durante el período de combustión

PA

PARA LOS GASES SIN QUEMAR $\dot{T}_{u} = \frac{\dot{Q}_{u} + V_{u}\dot{p}}{m_{u}c_{v,u}}$ (3)

RA LOS GASES QUEMADOS  
$$\dot{T}_{b} = \frac{\dot{Q}_{b} + \dot{m}_{b} (h_{u} - h_{b}) + V_{b} \dot{p}}{m_{b} c_{p,b}} \qquad (4)$$

Ecuación de la presión para ambos gases

$$\dot{p} = \frac{p\left(\frac{\dot{m}_{b}}{\rho_{b}} + \frac{\dot{m}_{u}}{\rho_{u}} - \dot{V}\right) + \frac{\dot{Q}_{u}R_{u}}{c_{\rho,u}} + \left[\dot{Q}_{b} + \dot{m}_{b}\left(h_{u} - h_{b}\right)\right]\frac{R_{b}}{c_{\rho,b}}}{V - \frac{V_{u}R_{u}}{c_{\rho,u}} - \frac{V_{b}R_{b}}{c_{\rho,b}}}$$
(5)



ESQUEMA

Introducción Ecuaciones dinámicas Estados y etapas del sistema Resolución del sistema Validación Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## INTRODUCCIÓN

2 Ecuaciones dinámicas

## 8 ESTADOS Y ETAPAS DEL SISTEMA

- Descripción
- Admisión y escape
- Combustión
- Transferencia de calor
- Composición de los productos de combustión

## Resolución del sistema



Descripción

Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## ETAPAS

# • Admisión. Entrada de gases al sistema (sist. abierto).

- Compresión. Compresión de gases (sist. cerrado).
- Expansión. Después de la combustión, expansión de gases (sist. cerrado).
- Escape. Escape de gases a la atmósfera (sist. abierto).





Descripción Admisión y escape

Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## ETAPAS

- Admisión. Entrada de gases al sistema (sist. abierto).
- Compresión. Compresión de gases (sist. cerrado).
- Expansión. Después de la combustión, expansión de gases (sist. cerrado).
- Escape. Escape de gases a la atmósfera (sist. abierto).





**Descripción** Admisión y escape Combustión Transferencia de calor



## ETAPAS

- Admisión. Entrada de gases al sistema (sist. abierto).
- Compresión. Compresión de gases (sist. cerrado).
- Expansión. Después de la combustión, expansión de gases (sist. cerrado).
- Escape. Escape de gases a la atmósfera (sist. abierto).





Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Compacisión de los productos de combust



## ETAPAS

- Admisión. Entrada de gases al sistema (sist. abierto).
- Compresión. Compresión de gases (sist. cerrado).
- Expansión. Después de la combustión, expansión de gases (sist. cerrado).
- Escape. Escape de gases a la atmósfera (sist. abierto).





Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## Admisión y escape

Flujo de gas

Se asume que el comportamiento se asemeja al flujo isentrópico en un orificio.



Flujo supersónico:

$$\dot{m}_{real} = \frac{C_D A_T p_0}{\sqrt{RT_0}} \gamma^{\frac{1}{2}} \left(\frac{2}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma+1}{2(\gamma-1)}} \quad \text{Cond. crítica:} \quad \frac{p_T}{p_0} \le \left(\frac{2}{\gamma+1}\right)^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}$$

Flujo subsónico:

$$\dot{m}_{real} = \frac{C_D A_T p_0}{\sqrt{RT_0}} \left(\frac{p_T}{p_0}\right)^{\frac{1}{\gamma}} \left\{ \frac{2\gamma}{\gamma - 1} \left[ 1 - \left(\frac{p_T}{p_0}\right)^{\frac{\gamma - 1}{\gamma}} \right] \right\}^{\frac{1}{2}}$$



Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



PARÁMETROS PARA CALCULAR LOS FLUJOS DE MASA

#### CUADRO 1: Parámetros para calcular los flujos de masa

		р <sub>Т</sub>	$p_0$	$T_0$	A <sub>T</sub>	R
$\dot{m}_{ m adm}$	$(p_{ m adm} > p)$	р	$p_{ m adm}$	$T_{ m adm}$	$A_{v,\mathrm{adm}}$	$R_{\rm adm}$
$-\dot{m}_{ m adm}$	$({\it p} > {\it p}_{ m adm})$	$p_{ m adm}$	р	Т	$A_{v,\mathrm{adm}}$	$R_{ m adm}$
$-\dot{m}_{ m esc}$	$(p>p_{ m esc})$	$p_{ m esc}$	р	Т	$A_{v,\mathrm{esc}}$	R <sub>cil</sub>
$\dot{m}_{ m esc}$	$(p_{ m esc} > p)$	р	$p_{ m esc}$	$T_{ m esc}$	$A_{v,\mathrm{esc}}$	R <sub>cil</sub>



Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



# VARIACIÓN DE LA MASA DE GASES QUEMADOS Y SIN QUEMAR

Caso I	$p < p_{\rm adm}$	$p < p_{\rm esc}$	Entra el flujo en la admisión y el escape
Caso II	$p < p_{ m adm}$	$p > p_{ m esc}$	Entra el flujo en la admisión y sale en el escape
Caso III	$p > p_{ m adm}$	$p < p_{ m esc}$	Sale el flujo en la admisión y entra en el escape
Caso IV	$p > p_{ m adm}$	$p > p_{ m esc}$	Sale el flujo en la admisión y el escape

#### Caso I

$$\begin{split} \dot{m}_u &= \dot{m}_{\rm adm} + (1 - x_b) \, \dot{m}_{\rm esc} \\ \dot{m}_b &= x_b \dot{m}_{\rm esc} \\ \hline Caso ~ II \\ \dot{m}_u &= \dot{m}_{\rm adm} - (1 - x_b) \, \dot{m}_{\rm esc} \\ \dot{m}_b &= -x_b \dot{m}_{\rm esc} \end{split}$$

#### Caso III

$$\begin{split} \dot{m}_u &= -\left(1 - x_b\right) \dot{m}_{\rm adm} + \left(1 - x_b\right) \dot{m}_{\rm esc} \\ \dot{m}_b &= -x_b \dot{m}_{\rm adm} + x_b \dot{m}_{\rm esc} \\ \hline Caso \ IV \\ \dot{m}_u &= -\left(1 - x_b\right) \dot{m}_{\rm adm} - \left(1 - x_b\right) \dot{m}_{\rm esc} \\ \dot{m}_b &= -x_b \dot{m}_{\rm adm} - x_b \dot{m}_{\rm esc} \end{split}$$



Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



# Admisión y escape

Geometría de la válvula









Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



# Combustión

Existen diferentes modelos para determinar la masa o la velocidad de combustión. Algunas consideraciones sobre los modelos.

#### Modelos termodinámicos

- Trabaja con valores promedio y correlaciones empíricas.
- Simplicidad y fácil implementación.
- La sobre-simplificación restringe el campo de aplicación.

#### Modelos *fluido-dinámicos*

- Multizona, condición uniforme en cada zona.
- Resolución espacial, describe el efecto de la configuración geométrica.
- Soluciones e implementación compleja.



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



Combustión

Modelos *termodinámicos* 

Los modelos termodinámicos se pueden clasificar en dos grupos:

#### ESQUEMA CERO-DIMENSIONAL

La fracción de gases quemados es correlacionada mediante una ecuación empírica: Wiebe, coseno, etc.

#### ESQUEMA CUASI-DIMENSIONAL

Supone una geometría para frente de llama y calcula la fracción de gases quemados mediante una propagación de llama turbulenta.



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



# Combustión

ESQUEMA CERO-DIMENSIONAL

#### Modelo temporal

$$\frac{dn}{dt} = -n_0 \frac{\beta_c^3 t^2}{2} e^{-\beta_c}$$

donde:

- n : corresponde al número de moles de aire/combustible no quemados.
- β<sub>c</sub>: es un parámetro relacionado con el tipo de combustible y la velocidad de combustión.
- n<sub>0</sub>: es el número de moles en el instante inicial en que comienza la combustión.

Función de Wiebe.

$$x_b = 1 - e^{-s \left(rac{arphi - arphi_{0,i}}{\Delta arphi_b}
ight)^{m+}}$$

donde:

- a y m son constantes arbitrarias (Heywood recomienda 5 y 2, respectivamente).
- φ<sub>0,i</sub> : es el ángulo en el que se inicia la combustión.
- $\Delta \varphi_b$  : es el ángulo que demora la combustión.



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de coml



## MODELO DE COMBUSTIÓN CUASI-DIMENSIONAL

#### Modelo de combustión

Modelo turbulento *cuasi-dimensional*<sup>†</sup>: durante la propagación de la llama no toda la masa dentro del frente de llama (considerado esférico) está quemada, sino que, debido a los vórtices en el fluido, existen pequeños volúmenes de longitud característica,  $I_t$ , de gases sin quemar.





Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## VELOCIDAD DE LLAMA LAMINAR

La velocidad del frente de llama laminar,  $S_l$ , se obtiene a partir de un valor de referencia en unas condiciones de temperatura y presión determinadas ( $T_{ref}$ ,  $p_{ref}$ )

$$S_{l} = S_{l,0} \left(\frac{T_{u}}{T_{\text{ref}}}\right)^{\alpha} \left(\frac{p}{p_{\text{ref}}}\right)^{\beta} \left(1 - 2,06 \, y_{r}^{0,77}\right)$$

donde  $y_r$  corresponde a la fracción molar de los gases residuales en la mezcla de gases sin quemar. Los valores de los exponentes  $\alpha$  y  $\beta$  dependen fenomenológicamente del *fuel ratio*:

$$lpha = 2,18 - 0,8 (\phi - 1)$$
  
 $eta = -0,16 + 0,22 (\phi - 1)$   
 $S_{l,0} = B_m + B_\phi (\phi - \phi_m)^2$ 



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## VELOCIDAD DE LLAMA LAMINAR

#### CUADRO 2: Coeficientes para calcular la velocidad de llama a 1 atm y 298 K.

Combustible	$\phi_m$	$B_m\left(\frac{cm}{s}\right)$	$B_{\phi}\left(\frac{cm}{s}\right)$
Metanol	1,11	36,9	-140,5
Propano	1,08	34,2	-138,7
lso-octano	1,13	26,3	-84,7
Gasolina (Nafta)	1,21	30,5	-54,9



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## CÁLCULO DE LA VELOCIDAD DE COMBUSTIÓN

Para resolver las ecuaciones diferenciales es necesario determinar  $I_t$ ,  $u_t$  y  $A_f$ .

#### ÁREA DEL FRENTE DE LLAMA

 $A_f$  se calcula considerando una propagación esférica en una cámara de combustión cilíndrica ( $A_f$  **depende del centro del frente de llama**,  $R_c$ ), a través del volumen del frente de llama,  $V_f$  (Bayraktar, 2003):

$$V_f = V_b + \frac{m_e - m_b}{\rho_u} \tag{8}$$

 $I_t$  y  $u_t$  se suelen calcular mediante correlaciones empíricas<sup>†</sup>:

$$u_t = 0.8 I_{v,max} \left( \rho_i / \rho_u \right)^{3/4}$$
 (9)  $u_t = 0.08 \bar{u}_i \left( \rho_u / \rho_i \right)^{1/2}$ 

(10)

 $\rho_i$  es la densidad de la mezcla fresca a condiciones de ambiente,  $I_{v,max}$  la máxima apertura de la válvula de admisión y  $\bar{u}_i$  la velocidad promedio a la entrada.

 $^\dagger$ Bayraktar, 2003, Energy Sources (25)439  $^\ddagger$ Beretta, 1983, Combustion & Flame (52)217



Descripción Admisión y escape **Combustión** Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



# Geometría del frente de llama (caso descentrado)

Casos posibles del frente de llama, para una ignición descentrada.









Descripción Admisión y escape Combustión **Transferencia de calor** Composición de los productos de combustión

< **11** → <

∃ → < ∃</p>



## TRANSFERENCIA DE CALOR



TRANSFERENCIA DEL LADO DE LOS GASES

$$\dot{q} = \dot{q}_{conv} + \dot{q}_{rad} = h(T_g - T_{w,g}) + C(T_g^4 - T_{w,g}^4)$$



Descripción Admisión y escape Combustión **Transferencia de calor** Composición de los productos de combustión



# Correlaciones para el coeficiente de transferencia

CORRELACIÓN DE WOSCHNI

$$b = 129.8p^{0.8}u^{0.8}B^{-0.2}T^{-0.55}$$

$$\left[\frac{W}{m^2 K}\right]$$

#### DONDE:

- p Presión dentro del cilindro (bar)
- B Diámetro del cilindro (m)
- T Temperatura media del gas (K)

• 
$$u = C_1 v_P + C_2 \frac{V_{dt} T_r}{p_r V_r} (p - p_m) \left(\frac{m}{s}\right)$$

- V<sub>dt</sub> Volumen desplazado total (m<sup>3</sup>)
- *p<sub>r</sub>*, *V<sub>r</sub>*, *T<sub>r</sub>* Estado de referencia
- $p_m = p_r \left(\frac{V_r}{V}\right)^{\gamma}$  Presión de la cámara sin considerar la combustión

#### CONSTANTES DE WOSCHNI

Situación	<i>C</i> <sub>1</sub>	C <sub>2</sub>
Admisión y escape	6,18	0
Compresión	2,28	0
Combustión y expansión	2,28	$3,24\cdot10^{-3}$

• □ ▶ • • □ ▶ • • □ ▶



Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



Composición de los productos de combustión

#### REACCIÓN DE COMBUSTIÓN PARA 6 ESPECIES

$$C_8H_{18} + \alpha(O_2 + 3,76N_2) \longrightarrow \beta CO_2 + \gamma H_2O + \mu N_2 + \nu O_2 + \varepsilon CO + \delta H_2$$

donde los coeficientes se definen a continuación

DONDE  

$$\alpha \left[ \frac{mol_{O_2 \text{ aire}}}{mol_f} \right] \beta \left[ \frac{mol_{CO_2}}{mol_f} \right] \gamma \left[ \frac{mol_{H_2 O}}{mol_f} \right] \mu \left[ \frac{mol_{N_2}}{mol_f} \right] \nu \left[ \frac{mol_{O_2 \text{ humos}}}{mol_f} \right]$$

$$\varepsilon \left[ \frac{mol_{CO}}{mol_f} \right] \delta \left[ \frac{mol_{H_2}}{mol_f} \right] a \left[ \frac{mol_{Cfuel}}{mol_f} \right] \frac{b}{2} \left[ \frac{mol_{H_2 \text{ fuel}}}{mol_f} \right]$$



Descripción Admisión y escape Combustión Transferencia de calor Composición de los productos de combustión



## Composición de los productos de combustión

#### CONSIDERACIONES

- Si φ ≤ 1 → CO y H<sub>2</sub> son despreciables.
- Si  $\phi \ge 1 \rightarrow O_2$  es despreciable. Cuando  $\phi > 1$  se asume que la ecuación del agua se encuentra en equilibrio.  $CO_2 + H_2 \rightleftharpoons CO + H_2O$

MEZCLA POBRE EN COMBUSTIBLE  $\begin{cases}
\beta = a \\
\gamma = \frac{b}{2} \\
\alpha = \frac{4a+b}{4\phi} \\
\nu = \frac{(1-\phi)(4a+b)}{4\phi} \\
\mu = 3,76\frac{4a+b}{4\phi}
\end{cases}$  MEZCLA RICA EN COMBUSTIBLE

$$\begin{cases} \varepsilon = \mathbf{a} - \beta \\ \delta = \beta - \frac{2\mathbf{a}(2-\phi) + \mathbf{b}(1-\phi)}{2\phi} \\ \gamma = \frac{2\mathbf{a}(2-\phi) + b}{2\phi} - \beta \\ \alpha = \frac{(4a+b)}{4\phi} \\ \mu = 3,76\frac{4a+b}{4\phi} \end{cases}$$

Polinomio de  $\beta$  con la constante de equilibrio K

$$(K-1)\beta^{2} + \left[\frac{s[(2-\phi)(1-K)+\phi]}{\phi} + \frac{b[1-K(1-\phi)]}{2\phi}\right]\beta - \frac{s}{2\phi}[2s(2-\phi)+b] = 0$$





## ESQUEMA

- 1 Introducción
- 2 Ecuaciones dinámicas
- 3 Estados y etapas del sistema
- **4** Resolución del sistema

## 5 VALIDACIÓN





#### SISTEMA DE ECUACIONES DIFERENCIALES CON DOMINIO ANGULAR

Las ecuaciones son las mismas que en el domino temporal, se cambia la variable independiente al ángulo de giro del cigüeñal, mediante el cambio de variable  $\varphi = \omega t$ .

Ecuación de la velocidad angular

$$\frac{\partial \omega}{\partial \varphi} = \frac{\xi_1 a \left(F_{gas} - F_{fric}\right) - m_p a \left(a\xi_2 \omega^2 - g\right) \xi_1 - M_{load}}{\left(J + a^2 m_p \xi_1^2\right) \omega}$$





#### Sistema de ecuaciones diferenciales con el ángulo como variable

#### Ecuación de las temperaturas

$$\frac{\partial T_{u}}{\partial \varphi} = \begin{cases} \frac{\left(\dot{Q}_{u} + \dot{m}_{j}(h_{j,u} - h_{u}) + V_{u} \frac{dp}{dt}\right)}{m\omega \frac{\partial h_{u}}{\partial T_{u}}} & \varphi \in [\varphi_{adm,a}; \varphi_{adm,c}] \\ \frac{\dot{Q}_{u} + V_{u} \frac{dp}{dt}}{m_{u} \omega \frac{\partial h_{u}}{\partial T}} & \varphi \in (\varphi_{adm,c}; \varphi_{0}) \\ \frac{\dot{Q}_{u} + V_{u} \frac{dp}{dt}}{m_{u} \omega \frac{\partial h_{u}}{\partial T_{u}}} & \varphi \in [\varphi_{0}; \varphi^{*}] \\ 0 & \varphi \in (\varphi^{*}; \varphi_{esc,c}) \end{cases} \\ \frac{\partial T_{b}}{\partial \varphi} = \begin{cases} 0 & \varphi \in (\varphi_{adm,a}; \varphi_{0}) \\ \frac{\dot{Q}_{b} + \dot{m}_{b}(h_{u} - h_{b}) + V_{b} \frac{dp}{dt}}{\partial T_{b}}} & \varphi \in [\varphi_{0}; \varphi^{*}] \\ \frac{\partial \phi}{m_{b} \omega \frac{\partial h_{b}}{\partial T_{b}}} & \varphi \in [\varphi_{0}; \varphi^{*}] \\ \frac{\dot{Q}_{b} + V_{b} \frac{dp}{dt}}{m_{b} \omega \frac{\partial h_{b}}{\partial T_{b}}} & \varphi \in (\varphi^{*}; \varphi_{esc,a}) \\ \frac{\left(\dot{Q}_{b} + \dot{m}_{j}(h_{j,b} - h_{b}) + V_{b} \frac{dp}{dt}\right)}{m\omega \frac{\partial h_{b}}{\partial T_{b}}} & \varphi \in [\varphi_{esc,a}; \varphi_{esc,c}] \end{cases}$$

・ロト ・ 日 ・ ・ ヨ ・ ・ ヨ ・

æ





#### Sistema de ecuaciones diferenciales con el ángulo como variable

#### Ecuación de la presión

$$\frac{\partial \boldsymbol{p}}{\partial \varphi} = \begin{cases} \frac{\gamma p}{\omega} \left( \frac{\dot{m}_{U}}{m_{u}} - \frac{\dot{V}_{u}}{V_{u}} \right) + \frac{R_{u}}{\omega V_{C_{v,u}}} \left[ \dot{Q}_{u} + \dot{m}_{j} \left( h_{j,u} - h_{u} \right) \right] & \varphi \in [\varphi_{adm,a}; \varphi_{adm,c}] \\ \frac{1}{\omega V_{u}} \left( (\gamma_{u} - 1) \dot{Q}_{u} - \gamma_{u} p \dot{V}_{u} \right) & \varphi \in (\varphi_{adm,c}; \varphi_{0}) \\ p \left( \frac{\dot{m}_{b}}{\rho_{b}} + \frac{\dot{m}_{u}}{\rho_{u}} - \frac{dV}{dt} \right) + \frac{\dot{Q}_{u}R_{u}}{C_{p,u}} + (\dot{Q}_{b} + \dot{m}_{b}(h_{u} - h_{b})) \frac{R_{b}}{C_{p,b}} & \varphi \in [\varphi_{0}; \varphi^{*}] \\ \frac{1}{\omega V_{b}} \left( (\gamma_{b} - 1) \dot{Q}_{b} - \gamma_{b} p \dot{V}_{b} \right) & \varphi \in (\varphi^{*}; \varphi_{esc,a}) \\ \frac{\gamma p}{\omega} \left( \frac{\dot{m}_{b}}{m_{b}} - \frac{\dot{V}_{b}}{V_{b}} \right) + \frac{R_{b}}{\omega V C_{v,b}} \left[ \dot{Q}_{b} + \dot{m}_{j} \left( h_{j,b} - h_{b} \right) \right] & \varphi \in [\varphi_{esc,a}; \varphi_{esc,c}] \end{cases}$$

El acople entre la ecuaciones mecánicas y las termodinámicas es  $F_{gas} = A_{pistón} (p - p_{carter}).$ 

Se puede utilizar el método de Runge-Kutta de 4<sup>to</sup> orden para resolver el sistema de ecuaciones diferenciales acopladas de 1º orden.

< 日 > < 同 > < 回 > < 回 > < 回 > < 回 > < 回 > < 回 > < 回 > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ > < □ >







- 1 Introducción
- 2 Ecuaciones dinámicas
- 3 Estados y etapas del sistema
- 4 Resolución del sistema

## 5 VALIDACIÓN





# Consideraciones e hipótesis para validar el modelo

#### HIPÓTESIS

- Propiedades homogéneas en cada volumen de control
- Cuando las válvulas están cerradas, el sistema es hermético
- Relación de equivalencia de combustible y aire es constante

#### CONSIDERACIONES IMPORTANTES

- Para los flujos de la admisión y el escape se utiliza un modelo de flujo a través de un orificio
- El flujo de calor se obtiene mediante la ecuación de Woschni (1967)
- Se utiliza iso-octano, C<sub>8</sub>H<sub>18</sub> como combustible
- Se resuelve la reacción química, utilizando la subrutina desarrollada por Ferguson (1986) (pero incluyendo los gases residuales en los reactivos)





э

# VALIDACIÓN NUMÉRICA

Evolución de la presión en función del volumen.







# VALIDACIÓN NUMÉRICA

Contraste de los resultados numéricos con los datos experimentales de Beretta<sup>†</sup>.



<sup>†</sup>Beretta y otros, 1983, Combustion & Flame (52)217





э

# VALIDACIÓN NUMÉRICA

Contraste de los resultados numéricos con los datos experimentales de Beretta<sup>†</sup>.



<sup>†</sup>Beretta y otros, 1983, Combustion & Flame (52)217





## FLUJOS DE MASA





イロト イポト イヨト イヨト





э

## Flujos de masa





イロト イポト イヨト イヨト





# VALIDACIÓN NUMÉRICA

Evolución de las temperaturas del ciclo.



< 1 → <





## VELOCIDAD VARIABLE









## VELOCIDAD VARIABLE





・ロト ・得ト ・ヨト ・ヨト

#### Demostración del simulador





FIN

<ロ> (日) (日) (日) (日) (日)

æ