

#### **CONTROLADORES PID:**

#### Fundamentos, sintonía y autosintonía



# AJUSTE EMPÍRICO

e rie rie rie rie rie rie

Sebastián Dormido Bencomo Fernando Morilla García **Dpto. de Informática y Automática** Facultad de Ciencias, UNED

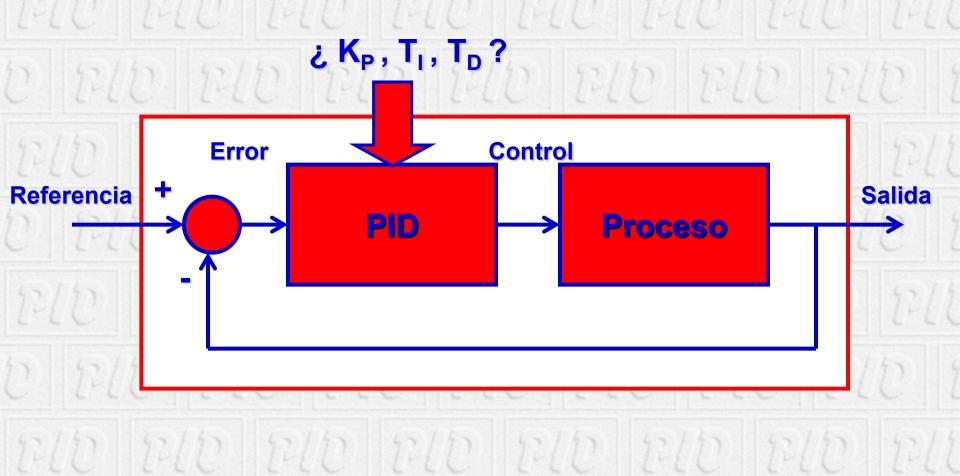
Madrid 13 de julio de 2000

# ple ple ple Contenido ple ple ple

INTRODUCCIÓN AJUSTE POR PRUEBA Y ERROR AJUSTE EMPÍRICO ESTIMACIÓN EN LAZO ABIERTO ESTIMACIÓN EN LAZO CERRADO CRITERIOS DE SINTONÍA FORMULAS DE SINTONÍA **EJEMPLOS** red red red red ret

# PAD PAD 12/1 Introducción PAD 12/2

¿Qué se entiende por ajuste (sintonía)?



12/10 12/10 12/10 12/10 12/10 12/10 12/10

## 1 Introducción 2000 2000

## ¿Qué se entiende por ajuste (sintonía)?

Determinación de los parámetros de control, de acuerdo con algún conjunto de especificaciones (criterio de sintonía)

# ¿Cuándo es necesaria la sintonía?

En la puesta en marcha de un sistema de control (1ª sintonía o presintonía)

Cuando el usuario observa un deterioro del comportamiento del sistema de control (supervisión + sintonía)

Tanto la supervisión como la sintonía se pueden automatizar; de ahí los términos "sintonía automática" y "autosintonía"

# 1 Introducción 2000 2000

# ¿Por qué es difícil el ajuste?

Dado el conjunto de especificaciones, es posible que:

rio rio rio rio rio rio ri

- 1) Exista un único juego de parámetros de control tal que se cumplan estas especificaciones (Caso más favorable)
- 2) Existan varios juegos de parámetros de control tal que se cumplan estas especificaciones (¿Cuál es el mejor?)
- 3) No exista un juego de parámetros de control tal que se cumplan estas especificaciones (Caso peor)

# 2 Ajuste por prueba y error (manual)

## ¿Qué se entiende por prueba y error?

Modificaciones sucesivas de los parámetros de control hasta conseguir las especificaciones. (Ej. de procedimiento en pag. 8 Cap.1)

#### ¿Qué inconvenientes presenta?

Sucesivas comprobaciones del comportamiento del sistema en lazo cerrado; NO permitidas en la planta real (por el coste en tiempo y el coste en la producción), SÍ posibles off-line (en simulación).

No hay certeza de poder conseguir las especificaciones.

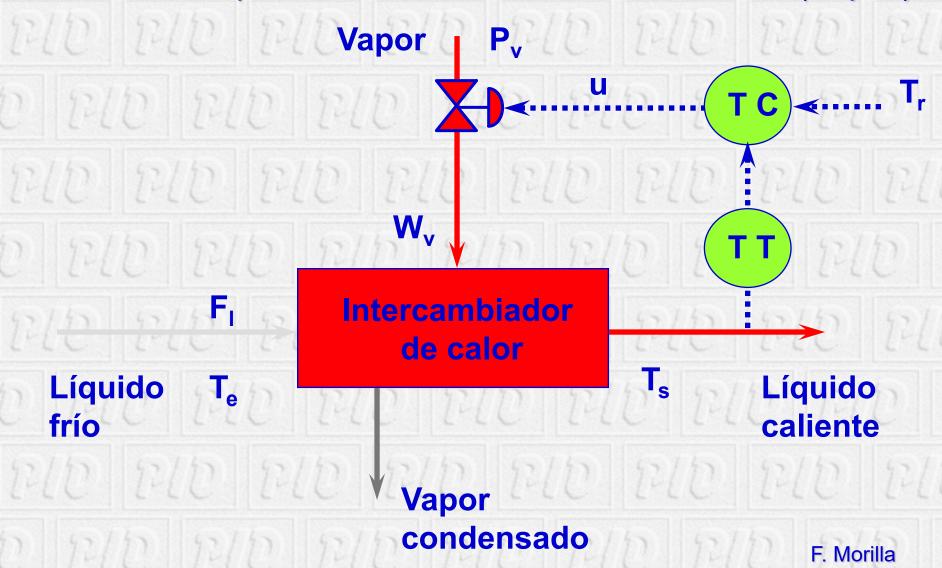
## ¿Por qué se utiliza?

Porque hay personas muy experimentadas, con modelos empíricos del sistema de control (proceso+controlador)

Es complemento (ajuste fino) de otros procedimientos de ajuste.

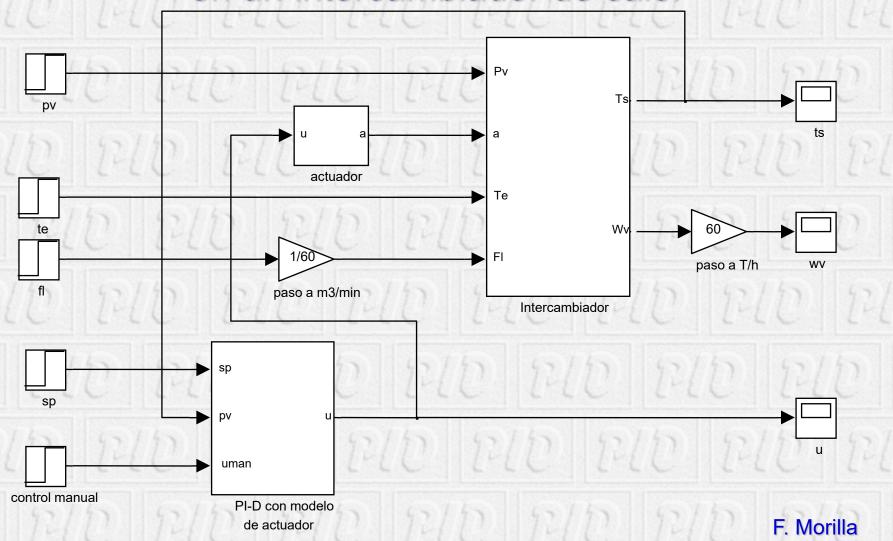
# 2 Ajuste por prueba y error

Control de temperatura en un intercambiador de calor (Cap. 5)



# 2 Ajuste por prueba y error

Simulación en SIMULINK del control de temperatura en un intercambiador de calor



# 3 Ajuste empírico (experimental)

#### Especialmente orientado al mundo industrial

Debido a la gran dificultad para obtener una descripción analítica del proceso. reto reto reto reto

## ¿En qué consiste?

Paso 1: Estimación de características dinámicas del proceso.

- Lazo abierto
- Lazo cerrado

Paso 2: Cálculo de parámetros de control (fórmulas de sintonía).

rio rio rio

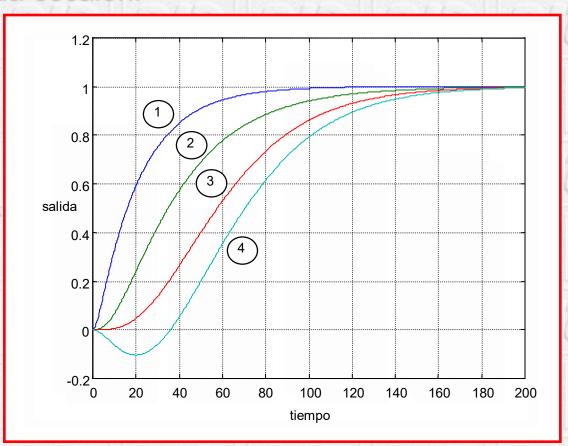
#### ¿Qué ventaja presenta?

Suele ser una buena aproximación a la solución del problema de ajuste (sintonía).

## ¿En qué se basa?

La mayoría de los procesos tienen respuesta monótona creciente estable a una entrada escalón.

Ejemplo de cuatro procesos representativos



## ¿En qué consiste?

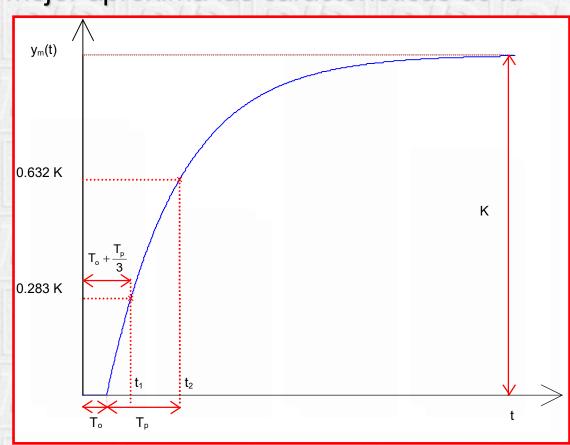
Estimar los parámetros (K, T<sub>p</sub> y T<sub>o</sub>) de un modelo simple (primer orden+retardo) que mejor aproxima las características de la

respuesta.

#### Ejemplo de

#### características:

- Estacionario
- 28.3% del estacionario
- 63.2% del estacionario



#### Procedimiento recomendable

- Control en manual.
- Esperar hasta que la salida esté en estado estacionario.
- Provocar salto en la variable manipulada.
- Registrar la salida (variable controlada) hasta que alcance el nuevo estado estacionario.

- Obtener K como el cociente entre cambios.
- Medir instantes: t<sub>1</sub> al 28.3% y t<sub>2</sub> al 63.2%.
- Obtener  $T_p = 1.5 (t_2-t_1) y T_o = t_2 T_p$

## Ejemplo: Intercambiador de calor (Cap. 5)

Característica al 28.3%

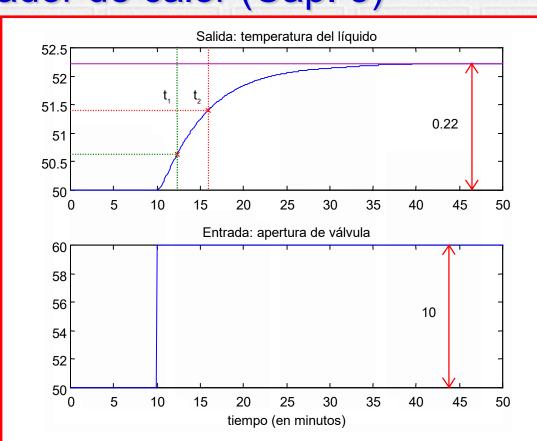
$$50 + 0.283 (52.22 - 50) \cong 50.63$$

$$t_1\!\cong 12.32\;min$$

Característica al 63.2%

$$50 + 0.632 (52.22 - 50) \cong 51.40$$

$$t_2 \cong 15.96 \text{ min}$$



$$K = \frac{\text{cambio en la temperatura}}{\text{cambio en la apertura}} = \frac{52.22 - 50}{60 - 50} = 0.22$$

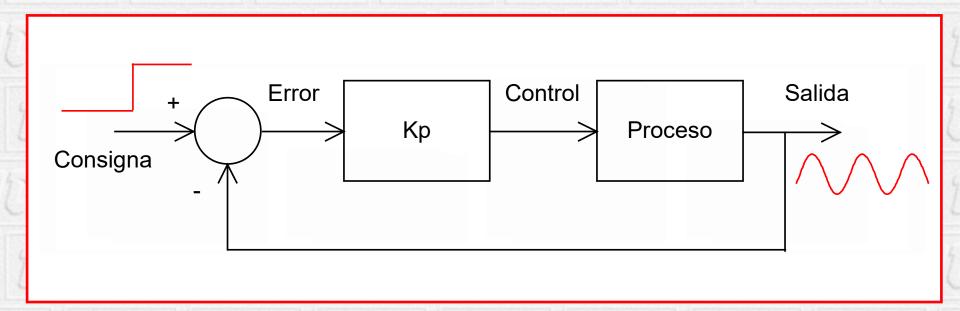
$$T_p \cong 5.45 \text{ min}$$

 $T_o \cong 0.51 \text{ min}$ 

## ¿En qué se basa?

La mayoría de los procesos pueden oscilar de forma mantenida bajo control proporcional con una ganancia adecuada:

- Ganancia crítica (k<sub>c</sub>)
- Período de oscilación mantenida (t<sub>c</sub>)



# Método de la oscilación mantenida (Ziegler y Nichols, 1942)

- Control proporcional.
- Provocar salto en la variable de consigna.
- Aumentar o disminuir la ganancia proporcional hasta que se observe la oscilación mantenida en la salida (variable controlada).
- Anotar la ganancia proporcional como k<sub>c</sub> y el período de la oscilación mantenida como t<sub>c</sub>.

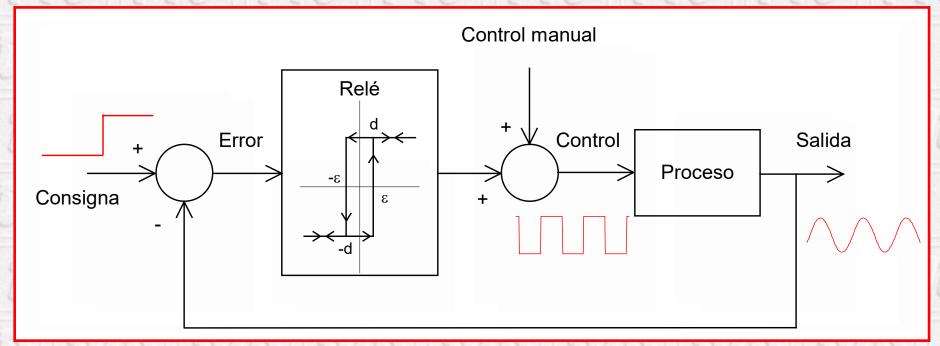
Plo Plo Plo Plo Plo Plo

rio rio rio rio rio rio rio

## Método del relé (Aström y Hägglund ,1984)

Forma indirecta de automatizar la experiencia de la oscilación mantenida:

- Controlador todo/nada (relé ideal)
- Relé con histéresis



# Método del relé (Aström y Hägglund ,1984)

- Llevar el proceso a un estacionario.
- Cerrar el lazo con un relé como controlador.
- Registrar la salida (variable controlada) hasta que se observe un ciclo límite.
- Anotar la amplitud del ciclo límite como a y el período como t<sub>c</sub>
- Determinar la ganancia crítica como

$$k_c = \frac{4 d}{\pi \sqrt{a^2 - \epsilon^2}}$$

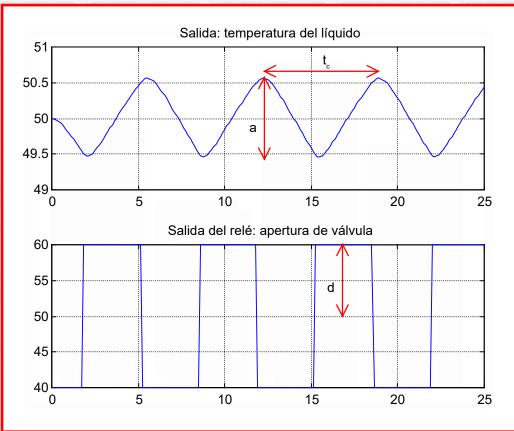
#### Ejemplo: Intercambiador de calor

Características del relé:

Características del ciclo límite:

$$a \cong 1.1 \,^{\circ}\text{C}$$
  
 $t_c \cong 6.7 \, \text{min}$ 

$$k_c = \frac{4 d}{\pi \sqrt{a^2 - \epsilon^2}} \cong 13$$



OJO: como conversión del modelo (K=0.22,Tp  $T_p \cong 5.45$  min, y  $T_o \cong 0.51$  min )

$$\Rightarrow$$
  $k_c \cong 79.22$  y  $t_c \cong 1.97$  min.

#### Los cuatro procesos representativos del Cap. 3

	Procesos				
Característica	1	2	3	4	
K	1	1	1	1	
Tp	20.07	33.63	41.41	39.20	
T <sub>o</sub>	2.03	11.03	27.62	42.33	
Θ	0.10	0.33	0.67	1.08	
<b>k</b> <sub>c</sub>	29.69	7.27	2.24	0.92	
t <sub>c</sub>	5.51	33.04	94.91	132.14	

T<sub>o</sub> aumenta

k<sub>c</sub> disminuye

Aumenta la dificultad para controlarlo

t<sub>c</sub> aumenta

F. Morilla

# 4 y 5 Estimación de características

#### Recomendaciones

- Registrar en buenas condiciones y con pocos efectos sobre la producción.
- Evitar experiencias de oscilación mantenida, por tiempo y porque a veces son imposibles de conseguir.
- Elegir adecuadamente las características del relé.

12/0 12/0 12/0 12/0 12/0 12/0 12/

- No conformarse con una sola estimación en lazo abierto, repetir en varios puntos de operación.
- Ser conscientes de las limitaciones de cada método y de que son el primer paso de la sintonía.

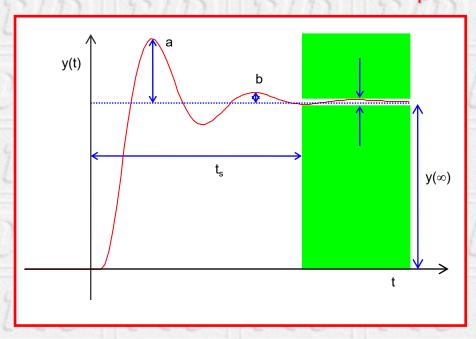
Tres tipos de criterios, basados en:

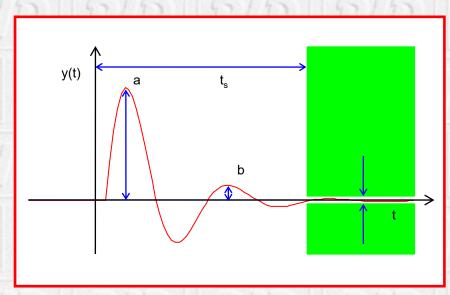
- Características de la respuesta temporal
- Integrales de la señal de error
- Características de la respuesta en frecuencia

Comentarios y recomendaciones

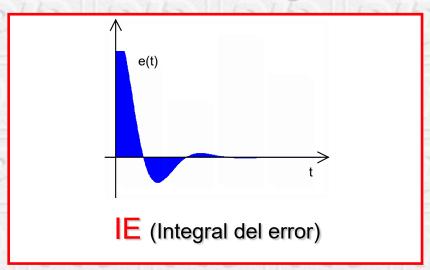
Características de la respuesta temporal para cambio en la carga o para cambio en la señal de referencia

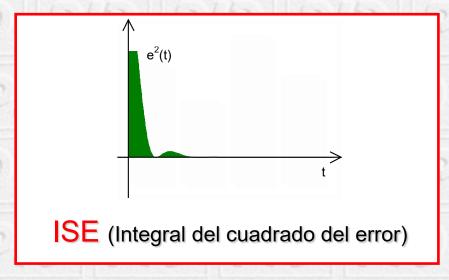
Razón de amortiguamiento (b/a) Tiempo de asentamiento (t<sub>s</sub>) Máxima sobreelongación (m<sub>p</sub>)

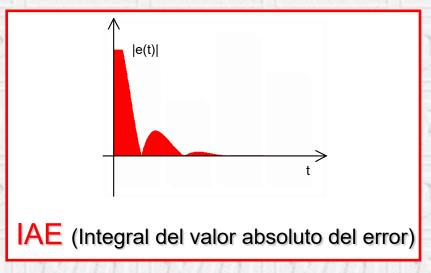


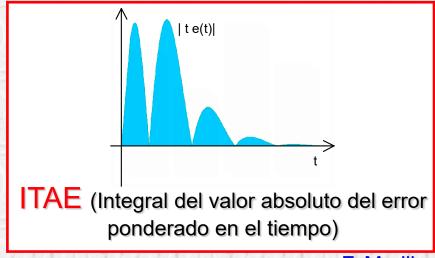


#### Minimización de integrales de la señal de error





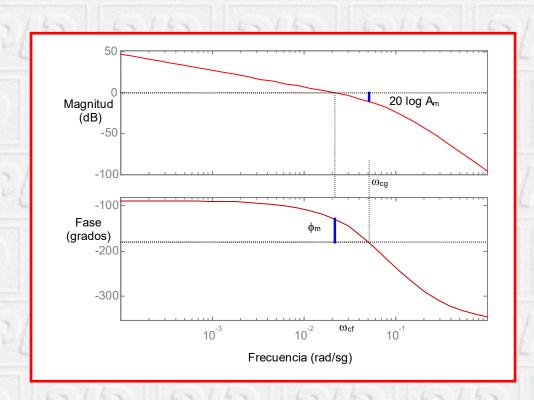


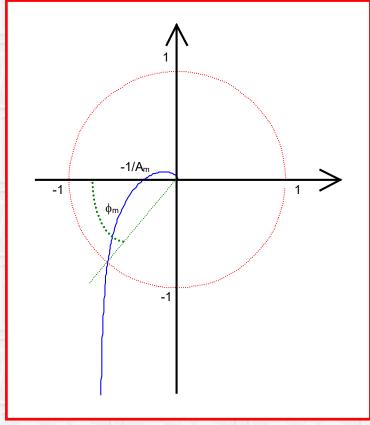


F. Morilla

Características de la respuesta en frecuencia del controlador + proceso

Margen de fase (♠m) Margen de ganancia (♠m)





#### Comentarios

- Las características temporales son las más fáciles de inspeccionar (validación de la sintonía).
- Determinadas características se pueden cumplir con varios juegos de parámetros de control (no unicidad de la sintonía).
- El mínimo absoluto de una integral siempre está asociado a unos parámetros de control (unicidad de la sintonía).
- Los mismos criterios temporales para cambios en la carga y cambios en la consigna no son posibles (¿tipo de cambio?).
- Los criterios de respuesta en frecuencia tratan de garantizar estabilidad (combinación de  $\phi_m$  y  $A_m$ ).
- No olvidar las relaciones que existen entre las características de respuesta temporal y de respuesta en frecuencia.

Introducción

Fórmulas más importantes

Ziegler y Nichols (1942)

Mejoras a las fórmulas de Ziegler y Nichols (años 90)

Fórmulas con criterios integrales (finales de los años 60)

Fórmulas con criterios de estabilidad (años 80 y 90)

Ejemplos sobre los modelos simples (K, T<sub>p</sub> y T<sub>o</sub>) (k<sub>c</sub> y t<sub>c</sub>)

Ejemplos sobre el intercambiador de calor

Resumen de características

#### ¿Qué se entiende por fórmulas de sintonía?

Expresiones de los parámetros de control en función de determinadas características (modelo simple) del proceso.

El PASO 2 de un típico procedimiento de ajuste.

## ¿Qué características presentan?

Resumen la experiencia de otras personas.

Son específicas para un tipo de modelo, un tipo de controlador y un criterio de sintonía.

Son aproximaciones en un rango limitado de características del proceso, requieren un posterior ajuste fino.

Son muy utilizadas en la industria y están implícitas en muchos reguladores industriales.

# Ziegler y Nichols (1942)

#### Características del proceso:

(K<sub>c</sub>, t<sub>c</sub>) obtenidas de una experiencia de oscilación mantenida (K, T<sub>p</sub>, T<sub>o</sub>) obtenidas de una experiencia en lazo abierto Estable en lazo abierto

12/01/2/01/2/01

#### Criterio de sintonía:

Razón de amortiguamiento 1/4 para cambio en la carga

#### Características de las fórmulas:

Controladores: P, PI y PID (no interactivo)

Para PID;  $T_D = T_1/4$ 

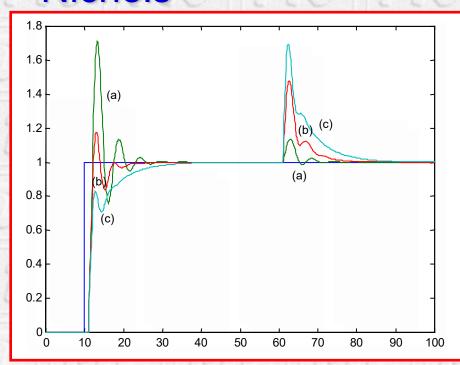
#### Importancia de las fórmulas:

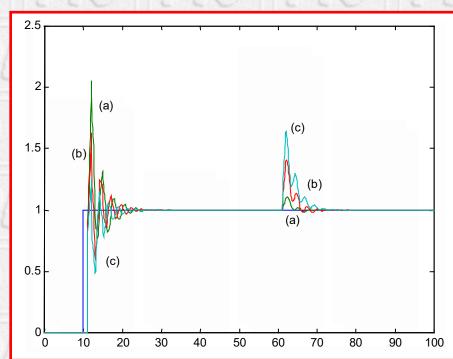
Las primeras, las más conocidas, las más citadas Han inspirado las de otros autores

# Ziegler y Nichols (1942)

			6. 70.65% WINDOWS 70.65% WINDO	
Controlador	Parámetros	Lazo cerrado	Lazo abierto	
Р	P K <sub>P</sub>		$\frac{T_p}{K T_o}$	
PI	$K_{P}$	$0.45\mathrm{K}_\mathrm{c}$	$0.9 \frac{T_p}{K T_o}$	
	$T_{I}$	$\frac{\mathrm{t_c}}{1.2}$	$\frac{T_o}{0.3}$	
PID no interactivo	$K_{_{\mathrm{P}}}$	0.6 K <sub>c</sub>	$1.2 \frac{T_p}{K T_o}$	
	$T_{I}$	$\frac{t_c}{2}$	2 T <sub>o</sub>	
	$T_{D}$	$\frac{t_c}{8}$	0.5 T <sub>o</sub>	

#### Inconvenientes de las fórmulas de Ziegler y **Nichols**





Modelos

(a) K=1, 
$$T_p=10$$
,  $T_o=1$   
(b) K=1,  $T_p=2$ ,  $T_o=1$ 

(b) K=1, 
$$T_p = 1$$
,  $T_o = 1$ 

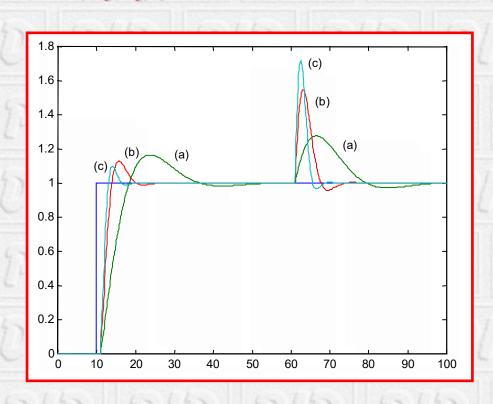
#### Mejoras de las fórmulas de Ziegler y Nichols

Hang, Aström y Ho (1991):

Máxima sobreelongación del 10%

Estimación en lazo cerrado (K<sub>c</sub>, t<sub>c</sub>) y estimación de K.

Controlador	Parámetros	Ajuste para m <sub>p</sub> =10%		
PI	$K_{\!\scriptscriptstylep}$	$\frac{5 \mathrm{k_c}}{6} \left( \frac{12 + \mathrm{K} \mathrm{k_c}}{15 + 14 \mathrm{K} \mathrm{k_c}} \right)$		
	T <sub>i</sub>	$\frac{t_c}{5} \left( 1 + \frac{4}{15}  K  k_c \right)$		



## Mejoras de las fórmulas de Ziegler y Nichols

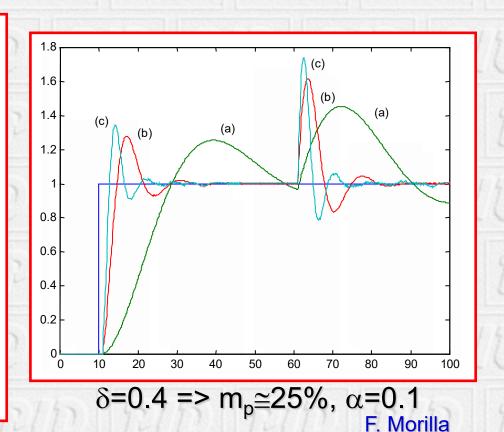
González (1994):

Razón de amortiguamiento ( $\delta$ ).

Estimación en lazo abierto (K, T<sub>p</sub>, T<sub>o</sub>).

PI y PID  $(T_D = \alpha T_I)$ 

Controlador	Parámetros	Ajuste por coeficiente de amortiguamiento (δ)			
PI	ω <sub>n</sub>	$-\frac{2\delta}{{\sf T_o}} + \sqrt{\frac{4\delta^2}{{\sf T_o^2}} + \frac{2}{{\sf T_p}{\sf T_o}}}$			
	K <sub>p</sub>	$\frac{\omega_{\rm n}^2  T_{\rm p}  T_{\rm o}}{2  K}$			
	T <sub>i</sub>	$\frac{T_o}{2}$			
PID	$\omega_{n}$	$\frac{-\delta T_{p} + \sqrt{\delta^{2} T_{p}^{2} + T_{p} (T_{o} - T_{i}) - \alpha T_{i}^{2}}}{T_{p} (T_{o} - T_{i}) - \alpha T_{i}^{2}}$			
	K <sub>p</sub>	$\frac{\omega_n^2 T_i T_p}{\left(1 + \omega_n^2 \alpha T_i^2\right) K}$			
	T <sub>i</sub>	$\frac{T_o}{4\alpha} \left( 1 - \sqrt{1 - 4\alpha} \; \right)$			
	$T_d$	α T <sub>i</sub>			



#### Fórmulas con criterios integrales

# Lopez, Murrill y Smith (1967)

Criterios de sintonía: MISE, MIAE, MITAE cambio en la carga

Controladores: PI, PID no interactivo

#### Rovira, Murrill y Smith (1969)

Criterios de sintonía: MISE, MIAE, MITAE cambio en la referencia

Controladores: PI, PID no interactivo

## Kaya y Scheib (1988)

Criterios de sintonía: MISE, MIAE, MITAE cambio en la carga y en la referencia

Controladores: PID interactivo y PID paralelo

## Fórmulas con criterios integrales

#### Expresión general:

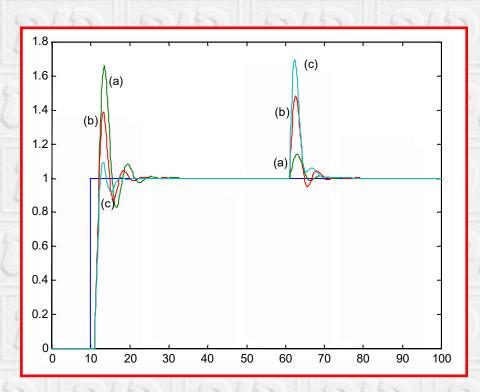
$$y = K K_P ; T_p/T_1 ; T_D/T_p$$

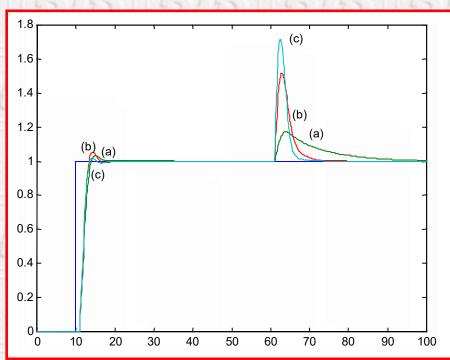
$$y = a_1 \Theta^{a_2} + a_3$$

$$\Theta = T_o/T_p$$

		Cambio en la carga			Cambio en la consigna		
Criterio	Modo	a <sub>1</sub>	$a_2$	<b>a</b> <sub>3</sub>	a <sub>1</sub>	$a_2$	<b>a</b> <sub>3</sub>
MISE	Р	1.495	-0.945	0			
	Ι	1.101	-0.771	0			
	D	0.560	1.006	0			
MIAE	Р	1.435	-0.921	0	1.086	-0.869	0
	I	0.878	-0.749	0	-0.130	1	0.740
	D	0.482	1.137	0	0.348	0.914	0
MITAE	Р	1.357	-0.947	0	0.965	-0.855	0
	I	0.842	-0.738	0	-0.147	1	0.796
	D	0.381	0.995	0	0.308	0.929	0

#### Fórmulas con criterios integrales





PI, MITAE cambio en la carga

PI, MITAE cambio en la consigna

# Aström y Hägglund (1984)

Características del proceso:

 $(K_c, \omega_c=2\pi/t_c)$  obtenidas por el método del relé

Criterio de sintonía: a elección del usuario

(om) margen de fase

(A<sub>m</sub>) margen de ganancia

#### Características de las fórmulas:

Controladores: P, PID no interactivo

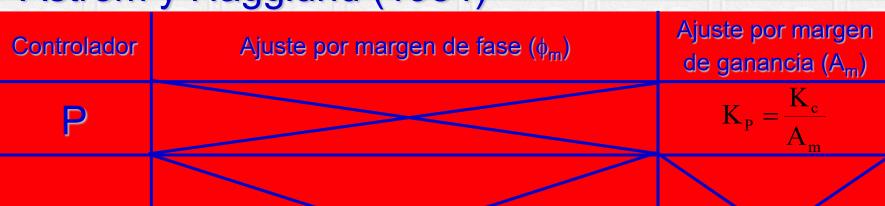
Grado de libertad en el caso PID:  $\alpha = T_D/T_I$ 

#### Importancia de las fórmulas:

Sin limitación a priori

Se han impuesto en los reguladores industriales comerciales

Aström y Hägglund (1984)



PI

PID

no interactivo

$$K_{P} = K_{c} \cos \phi_{m}$$

$$T_{I} = \frac{1}{2 \alpha \omega_{c}} \left( tg \phi_{m} + \sqrt{4 \alpha + tg^{2} \phi_{m}} \right)$$

$$T_{D} = \alpha T_{I}$$

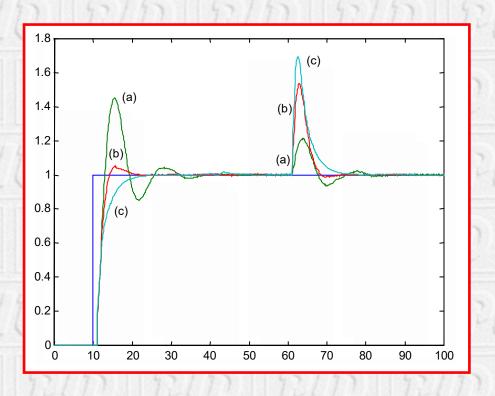
$$K_{P} = \frac{K_{c}}{A_{m}}$$

$$T_{I} = \frac{1}{\sqrt{\alpha} \omega_{c}}$$

$$T_{D} = \alpha T_{I}$$

# Aström y Hägglund (1984)

Se recomienda utilizarlas para ajuste por margen de ganancia



PID, 
$$A_m = 4$$
,  $\alpha = 0.1$ 

# Ho, Hang y Cao (1995)

Características del proceso:

(K, T<sub>p</sub>, T<sub>o</sub>) obtenidas de una experiencia en lazo abierto Estable en lazo abierto

Criterio de sintonía: a elección del usuario Márgenes de fase  $(\phi_m)$  y de ganancia  $(A_m)$ 

Características de las fórmulas:

Controlador PI

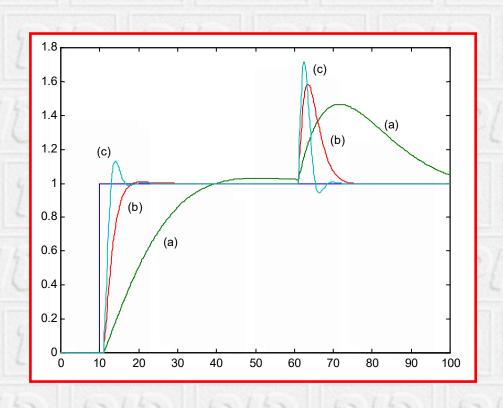
Importancia de las fórmulas:

Las primeras en combinar especificaciones  $(\phi_m)$  y  $(A_m)$ 

12/0 12/0 12/0 12/0 12/0

## Ho, Hang y Cao (1995)

	PI
$K_{P}$	$\frac{\omega_{p} T_{p}}{A_{m} K}$
$T_{_{ m I}}$	$\frac{1}{2\omega_{\rm p} - \frac{4\omega_{\rm p}^2T_{\rm o}}{\pi} + \frac{1}{T_{\rm p}}}$
$\omega_{ m p}$	$\frac{A_{m} \left(\frac{\pi \phi_{m}}{180} - \frac{\pi}{2}\right) + \frac{\pi}{2} A_{m}^{2}}{\left(A_{m}^{2} - 1\right) T_{o}}$



$$\phi_m$$
=60° y  $A_m$ =4

#### Características

- Aproximación en un paso al ajuste deseado.
- Se suelen complementar con un Paso 3 (ajuste fino).
- Rango limitado de aplicación.

ZN y fórmulas con criterios integrales;  $0.1 < T_o/T_p < 1$ 

Fórmulas con criterios frecuenciales;

φ<sub>m</sub>entre 45 y 60°, A<sub>m</sub> entre 3 y 4

- Aplicables a controladores PID discretos:
  - Como si fueran continuos
  - Con K<sub>c</sub> y t<sub>c</sub> obtenidos con el mismo período de muestreo
  - Con retardo corregido T<sub>o</sub>+h/2

## ¿Ajustes para el intercambiador de calor?

Características del proceso:

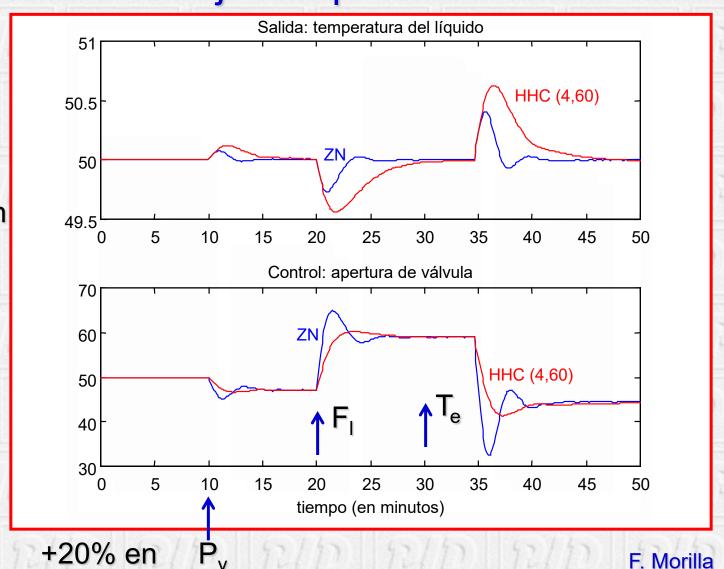
Respuesta monótona creciente (K=0.22,  $T_p$ =5.45,  $T_o$ =0.51) "Fácil" de controlar

No se pueden emplear todas las fórmulas de sintonía.

22/	Fórmula	Especificaciones	10	K <sub>P</sub>	T <sub>i</sub>	$\mathcal{T}_{D}$
PI PI	ZNIa HAH	ulo ulo	[경기 아이에게 [한다], 네이터 600	3.7 7.5	1.7 2.2	0 0
PI PI	MITAE HHC	consigna φ <sub>m</sub> =60 y A <sub>m</sub> =4		3.3 8.7	5.4 3.2	0

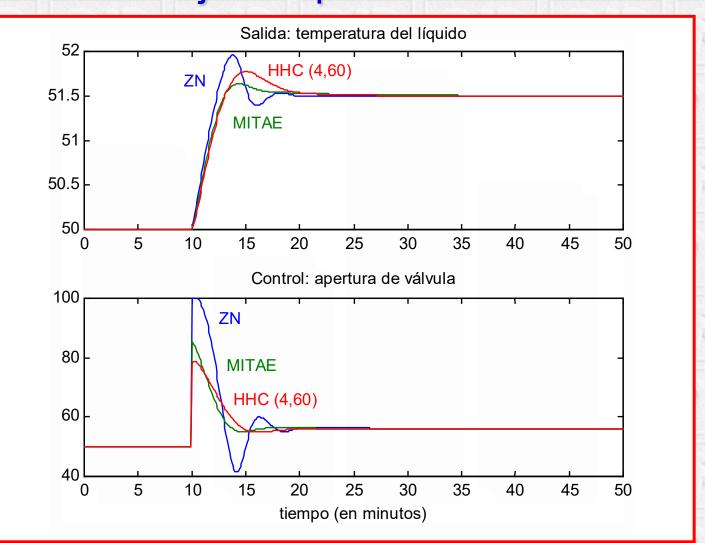
## Resultados de los ajustes para el intercambiador

Pl continuo En regulación



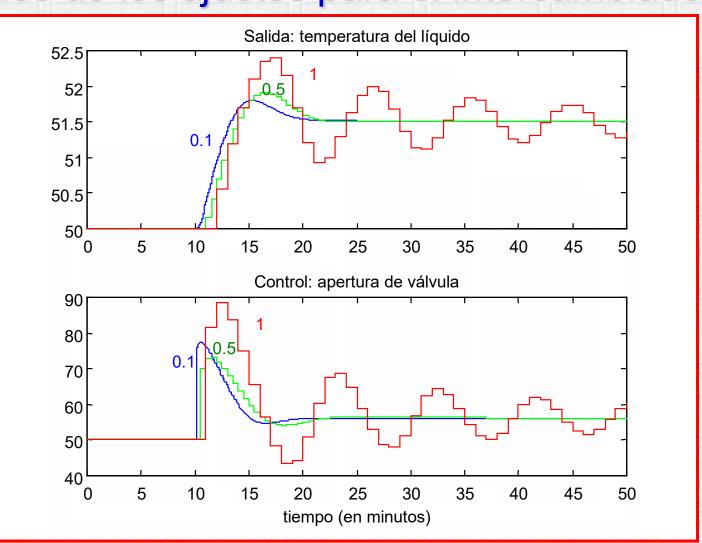
### Resultados de los ajustes para el intercambiador

PI continuo En servo



### Resultados de los ajustes para el intercambiador

PI discreto HHC (4,60) Varios h





#### **CONTROLADORES PID:**

#### Fundamentos, sintonía y autosintonía



# AUTOSINTONÍA

e rie rie rie rie rie rie

Sebastián Dormido Bencomo Fernando Morilla García **Dpto. de Informática y Automática** Facultad de Ciencias, UNED

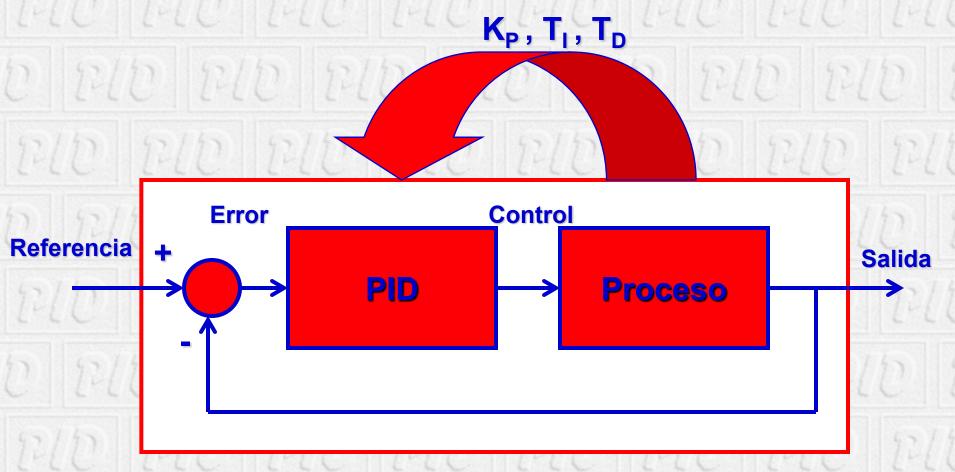
Madrid 14 de julio de 2000

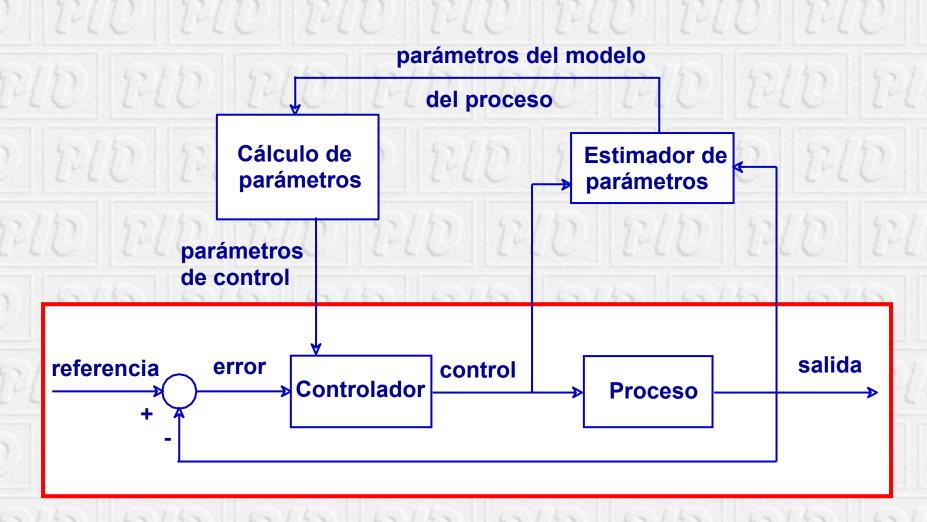
# PARAMETER Contenido PARAMETER

le rie rie rie rie rie rie

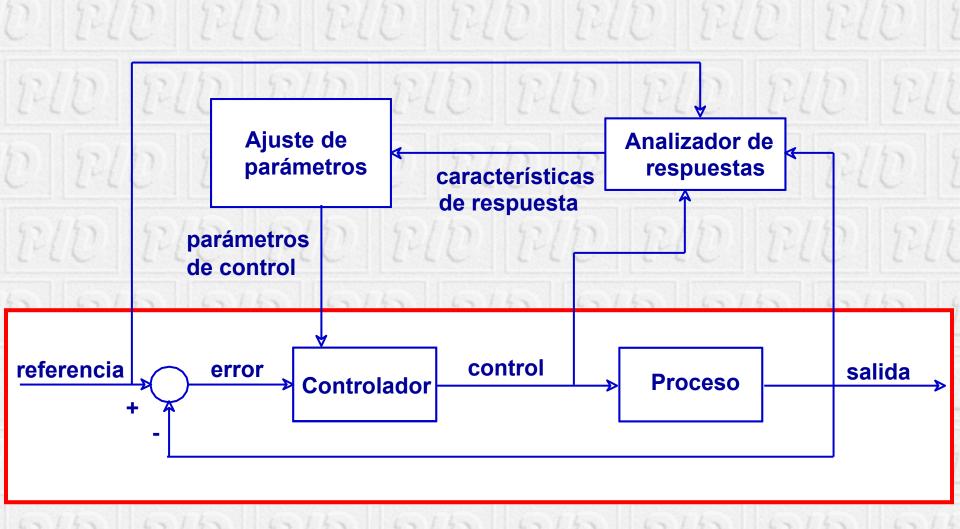
**CONTROLADORES PID AUTOSINTONIZADOS** ANÁLISIS DE LA RESPUESTA **ESTIMACIÓN DEL MODELO** CÁLCULO DE PARÁMETROS **LIMITACIONES** SINTONÍA AUTOMÁTICA CON RELÉ **RECOMENDACIONES** 

¿Qué se entiende por autosintonía)?





Autosintonía por estimación paramétrica



Autosintonía por análisis de la respuesta

### ¿Qué caracteriza a cada metodología?

En la autosintonía por estimación paramétrica, el cálculo de parámetros de control se realiza cada período de muestreo.

En la autosintonía por análisis de la respuesta, el cálculo de parámetros de control sólo cuando se tiene suficiente información.

La autosintonía por análisis de la respuesta es más aceptada en el campo industrial porque reproduce la actividad del experto (supervisión+sintonía).

## ¿Por qué no se utilizan?

La autosintonía por estimación paramétrica por su complejidad.

La autosintonía por análisis de la respuesta por la dificultad de que la respuesta del sistema tenga una causa aislada.

Porque no garantizan convergencia ni repetibilidad.

## ¿Hay otras alternativas?

La autosintonía bajo la supervisión del usuario en la fase de cambiar los parámetros de control.

La autosintonía bajo demanda, sin abandonar las condiciones normales de funcionamiento pero garantizando la excitación del sistema.

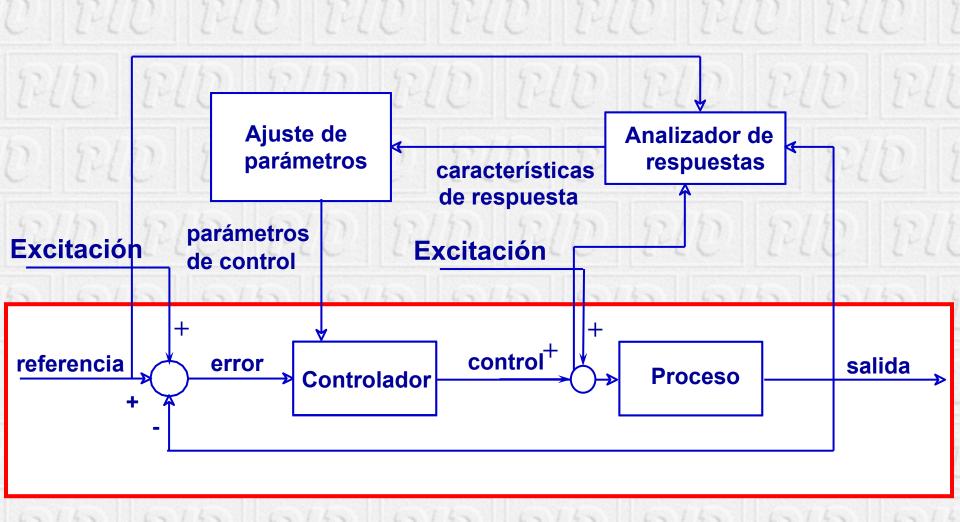
#### SINTONÍA AUTOMÁTICA

La sintonía automática bajo demanda, abandonando las condiciones normales de funcionamiento y garantizando la excitación del sistema.

En lazo abierto

Método del relé

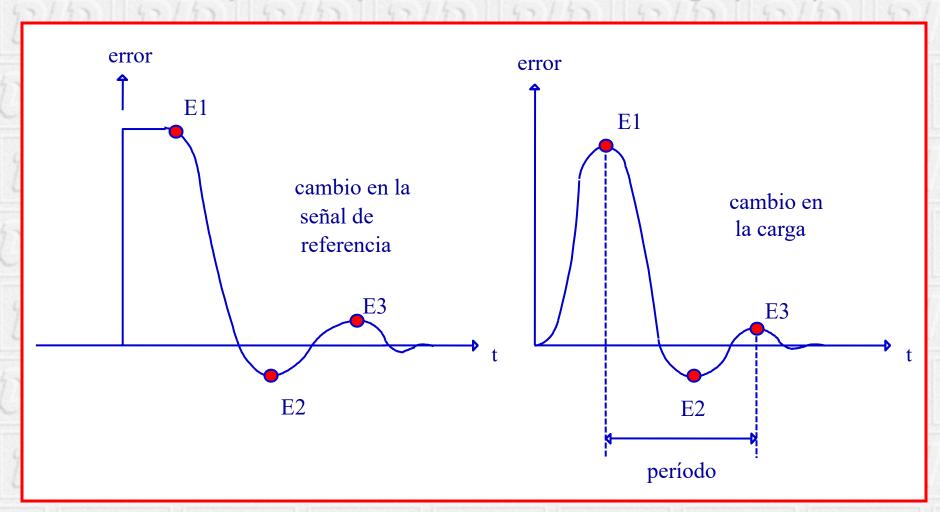
# 2 Análisis de la respuesta



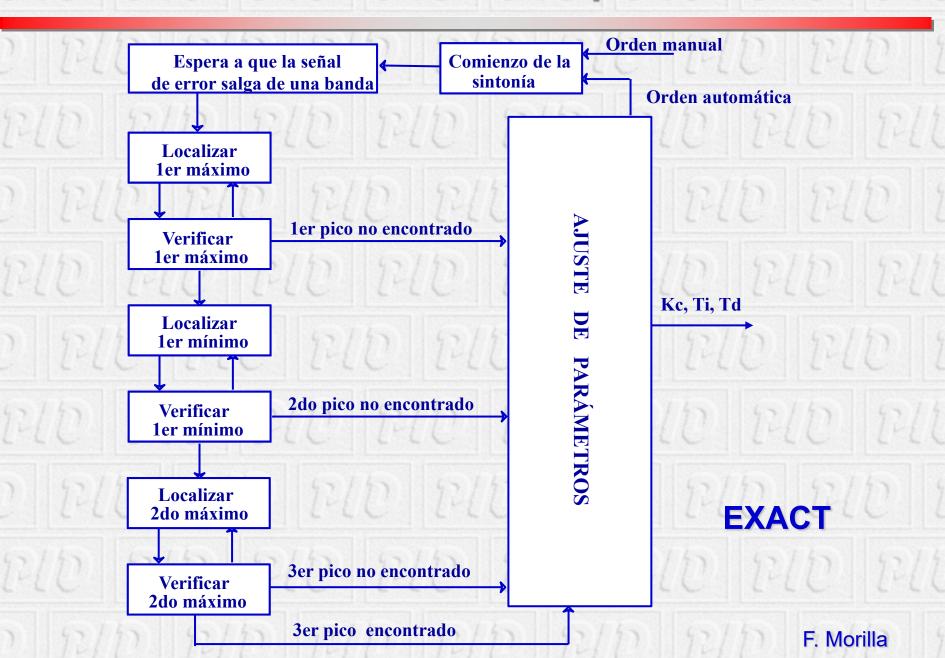
¿Qué respuesta? y ¿qué tipo de respuesta?

# 2 Análisis de la respuesta

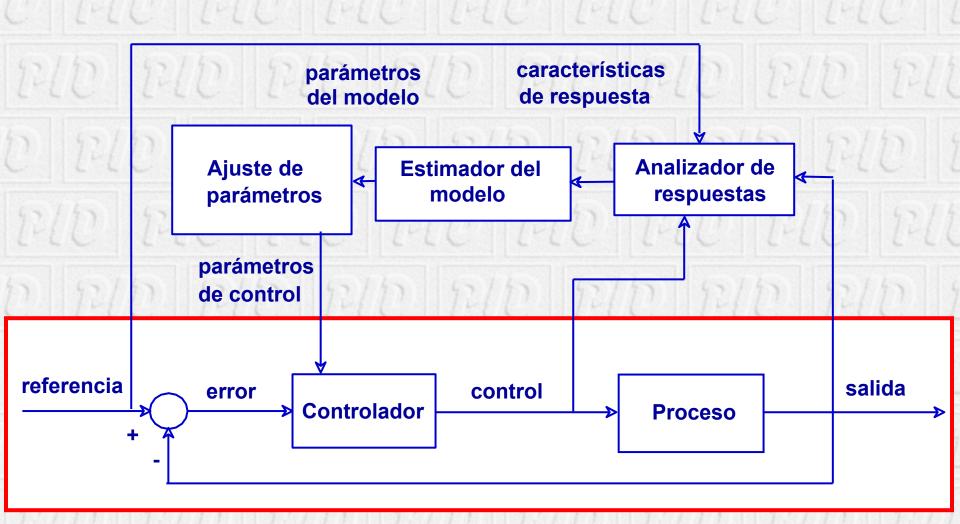
#### **EXACT "Expert Adaptive Controller Tuning" (1983)**



# 2 Análisis de la respuesta



### 3 Estimación del modelo



Autosintonía por análisis de la respuesta con modelo explícito del proceso F. Morilla

### 3 Estimación del modelo

- EXACT (1984) no determina explícitamente el modelo del proceso, pero implícitamente utiliza un modelo de primer orden con retardo puro.
- Morilla (1987) estima explícitamente un modelo de primer orden con retardo puro
- González (1994) estima explícitamente un modelo del sistema (2º orden+retardo) y un modelo del proceso (1er orden+retardo).

rio rio rio rio rio rio rio rio rio

to plo plo plo plo plo

# 4 Cálculo de parámetros de control

- EXACT, lo hace heurísticamente a partir de las características estimadas (se basa en modificaciones de las fórmulas de Ziegler y Nichols)
- Nishikawa y col. (1984) mediante criterio integral específico.
- Morilla, mediante fórmulas propias de sintonía con especificación (b/a).
- González, mediante fórmulas propias de sintonía con especificación (δ).

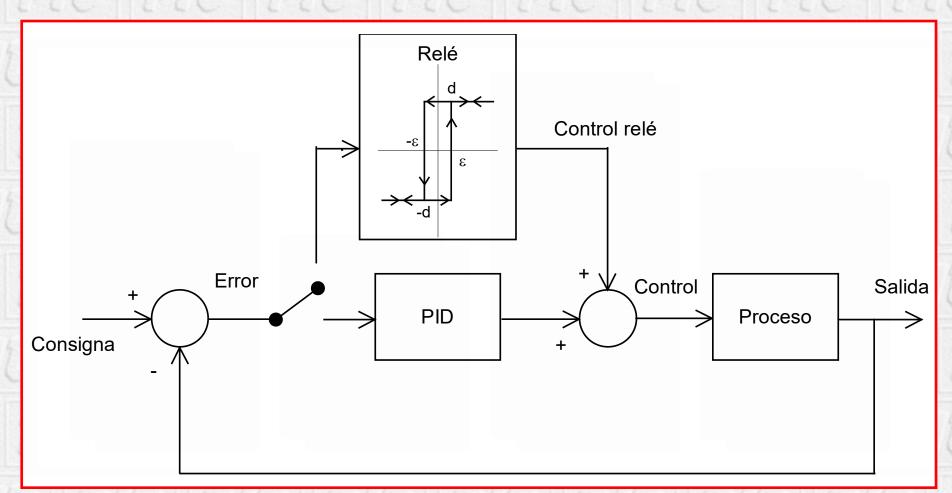
rio rio rio rio rio rio rio

#### **5 Limitaciones**

- EXACT, no establece especificaciones concretas, sino tipo de respuesta oscilatoria con amortiguamiento y sobreelongación dentro de unos rangos.
- Nishikawa y col., complican la estimación de parámetros y solicitan un parámetro auxiliar al usuario para el ajuste.
- Morilla, rangos limitados de aplicación en el modelo y en la especificación.
- González, muy completo pero sólo especificación para cambios en la referencia.
- Procesos iterativos, que no siempre garantizan convergencia.

#### 6 Sintonía automática con relé

 Provocar ciclo límite, estimar kc y tc, calcular parámetros de control (ECA-40, 1987).



### 6 Sintonía automática con relé

#### ¿Qué características debe tener el relé?

- Histéresis adecuada (análisis del ruido previo al ciclo límite). Dicho análisis se emplea también para decidir qué tipo de controlador.
- Amplitud fija o condicionada a que el ciclo límite no supere una cierta amplitud de pico a pico.
- ¿Se ha conseguido el ciclo límite?
  - Hay que saber detectarlo y hay que saber parar si éste no se presenta.
- ∙ ¿Es suficiente con el relé?
  - Se precisa un ajuste previo del controlador para partir de un buen estado estacionario.

RIO RIO RIO RIO RIO RIO RIO

### 7 Recomendaciones

#### ¿Qué hace y cómo lo hace?

Sintonía Automática (¿en lazo abierto?, ¿en lazo cerrado?, ¿con controlador especial o el habitual?)

Autosintonía (¿qué tipo?, ¿qué parámetros requiere?)

#### ¿Es necesaria la autosintonía?

Generalmente NO, y en algunos casos se puede resolver con una estrategia de Ganancia Programada

¿Utiliza metodología invasiva o no invasiva?

¿Es mejor acudir a los nuevos paquetes de supervisión y sintonía?

1210 1210 1210 1210 1