## Sintonización de Controladores PID

#### Motivación

- La mayoría de los controladores industriales que se usan hoy en día utilizan esquemas de control PID.
- Estos controladores aportan un control satisfactorio en la mayoría de los sistemas de control.

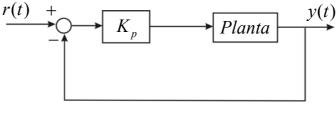
D.Saez. Arch8. EL42D Control de Sistemas. U. Chile

#### Métodos de Sintonización

- 1) Límite de Estabilidad Ziegler & Nichols
- 2) Curva de Reacción Ziegler & Nichols
- 3) Criterio de López
- 4) Control por Modelo Interno (IMC)

#### Límite de Estabilidad Ziegler & Nichols

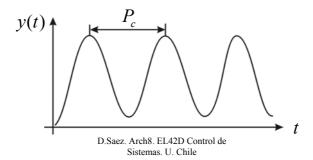
1. Utilizando sólo control proporcional, comenzando con un valor pequeño, incrementar la ganancia hasta que el sistema comience a oscilar.



D.Saez. Arch8. EL42D Control de Sistemas. U. Chile

#### Límite de Estabilidad Ziegler & Nichols

2. Registrar la ganancia crítica del controlador  $K_p = K_c$  (crítico) y el período de oscilación de la salida del controlador  $P_c$ .



#### Límite de Estabilidad Ziegler & Nichols

3. Ajustar los parámetros del controlador según la siguiente tabla.

Tipo de controlador	$K_p$	$T_{i}$	$T_d$
P	$0.50K_{c}$	$\infty$	0
PI	$0.45K_c$	$P_{c}/1.2$	0
PID	$0.60K_{c}$	$0.5P_c$	$P_c/8$

D.Saez. Arch8. EL42D Control de Sistemas. U. Chile

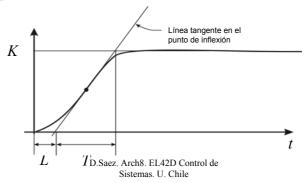
## Curva de Reacción Ziegler & Nichols

• La respuesta del proceso puede ser caracterizada por la siguiente aproximación de primer orden con retardo:

$$\frac{Y(s)}{U(s)} = \frac{Ke^{-Ls}}{Ts+1}$$

## Curva de Reacción Ziegler & Nichols

• A partir de la respuesta al escalón de la planta se obtienen los parámetros *K*, *L* y *T* que caracterizan la aproximación.



## Curva de Reacción Ziegler & Nichols

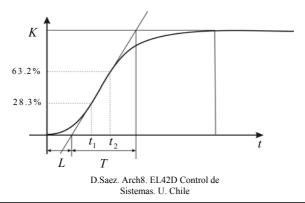
 Los valores L y T además se pueden calcular fácilmente de las siguientes ecuaciones:

$$T = 1.5(t_2 - t_1)$$

$$L = 1.5(t_1 - \frac{1}{3}t_2)$$

## Curva de Reacción Ziegler & Nichols

• Los valores  $t_1$  y  $t_2$  se obtienen del siguiente gráfico.



# Curva de Reacción Ziegler & Nichols

• Conocidos L y T, los parámetros del controlador se obtienen de la siguiente tabla.

Tipo de controlador	$K_p$	$T_{i}$	$T_d$
P	$\frac{T}{L}$	$\infty$	0
PI	$0.9\frac{T}{L}$	<u>L</u> 0.3	0
PID	$1.2\frac{T}{L}$	2L	0.5L

#### Criterio de López

- Según el criterio de López los parámetros del PID se encuentran en base a la minimización de los índices de funcionamiento.
- Para esto se asume que la respuesta se aproxima por una función de transferencia de primer orden con retardo.

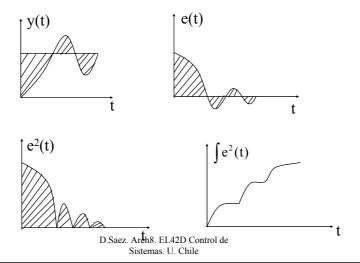
D.Saez. Arch8. EL42D Control de Sistemas. U. Chile

### Índices de Funcionamiento Criterio de López

Medida cuantitativa del funcionamiento de un sistema y se elige de forma que resalte las especificaciones del sistema

Min 
$$I_1 = \int_0^T e^2(t)$$
 (ISE)  
e(t) = r(t) - y(t)

### Índices de Funcionamiento Criterio de López



### Índices de Funcionamiento Criterio de López

$$Min I_2 = \int_0^T |e(t)| dt \qquad (IAE)$$

$$Min I_3 = \int_0^T t |e(t)| dt \qquad (ITAE)$$

$$Min I_4 = \int_0^T te^2(t) dt \qquad (ITSE)$$

$$Forma \ general : I = \int_0^T f(e(t), r(t), y(t), t) dt \rightarrow u(t)$$

$$u(t) = f(y(t), ....)$$

### Índices de Funcionamiento Criterio de López

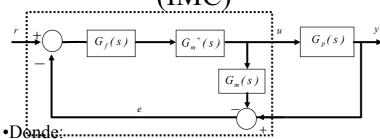
Control	Criterio	a	b	С	d	e	f
P	IAE	0.902	0.985				
	ISE	1.411	0.917				
	ITAE	0.490	1.084				
	Z&N	1.0	1.0				
PI	IAE	0.984	0.986	1.644	0.707		
	ISE	1.305	0.952	2.033	0.739		
	ITAE	0.859	0.917	1.484	0.680		
	Z&N	0.909	1.0	3.333	1.0		
PID	IAE	1.435	0.921	1.139	0.749	0.482	1.13
	ISE	1.495	0.945	0.917	0.771	0.560	1.00
	ITAE	1.357	0.947	1.176	0.738	0.381	0.99
	Z&N	1. <b>DG</b> aez.	Arch80EL42	D Coni <b>to</b> ol de	1.0	0.5	1.0

### Índices de Funcionamiento Criterio de López

 A partir de la tabla y las siguientes relaciones, se obtienen los parámetros del PID:

$$K_p = \frac{a}{K} \left(\frac{L}{T}\right)^{-b}$$
  $T_d = Te \left(\frac{L}{T}\right)^f$   $T_i = Tc \left(\frac{L}{T}\right)^d$ 

# Control por Modelo Interno (IMC)



 $G_m^+(s)$ : Inverso aproximado de  $G_m(s)$ 

 $G_m(s)$ : Modelo de la Planta

G<sub>f</sub>(s): D.Saez. Archs: EL420 Control de Sistemas. U. Chile