

# Apoyo en el desarrollo del Proyecto de Grado MIACON

## MÓDULO 2: Identificación y control de una planta de primer orden

- **Hecho por:** Diego Andrés García Díaz.
- **Código:** 2195533.
- **Fecha:** 15/10/2025.
- **Asignatura:** Control II (Adelanto de Nota).

### Módelo para un Sistema Térmico (Primer Orden)

$$G_P(s) = \frac{K_p}{T_{p1} \cdot s + 1} \cdot e^{-T_d \cdot s};$$

$$G_P(s) = \text{Actuador} + \text{Planta} + \text{Sensor};$$

$$K = K_p = \text{Ganancia};$$

$$K = \frac{\Delta Y \text{ (salida)}}{\Delta U \text{ (entrada)}};$$

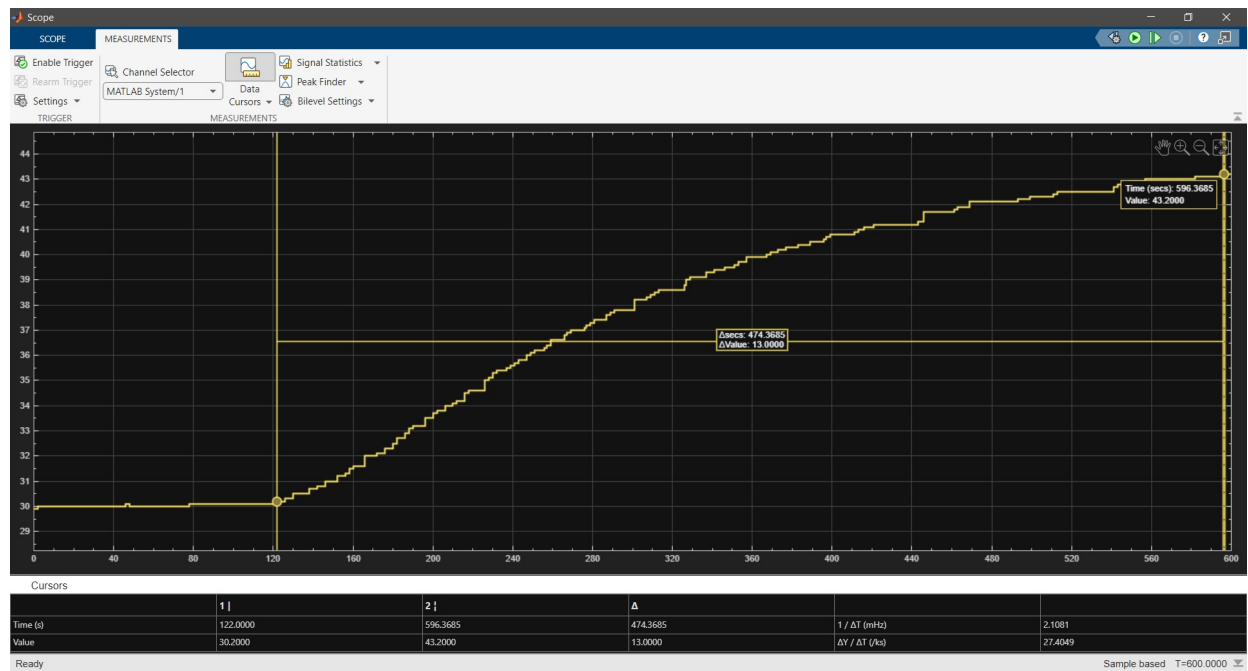
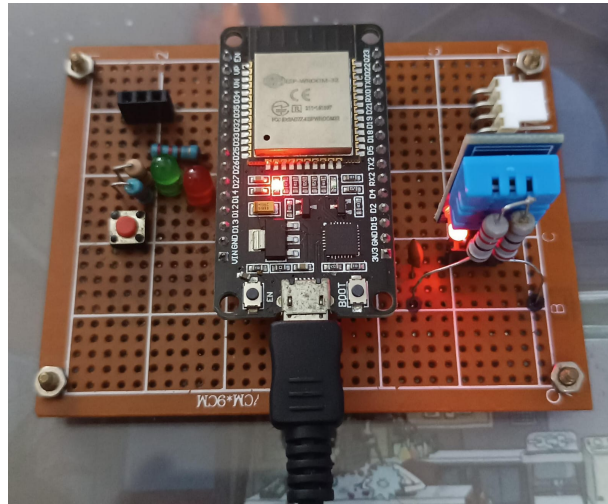
$$T = T_{p1} = \text{Constante de tiempo};$$

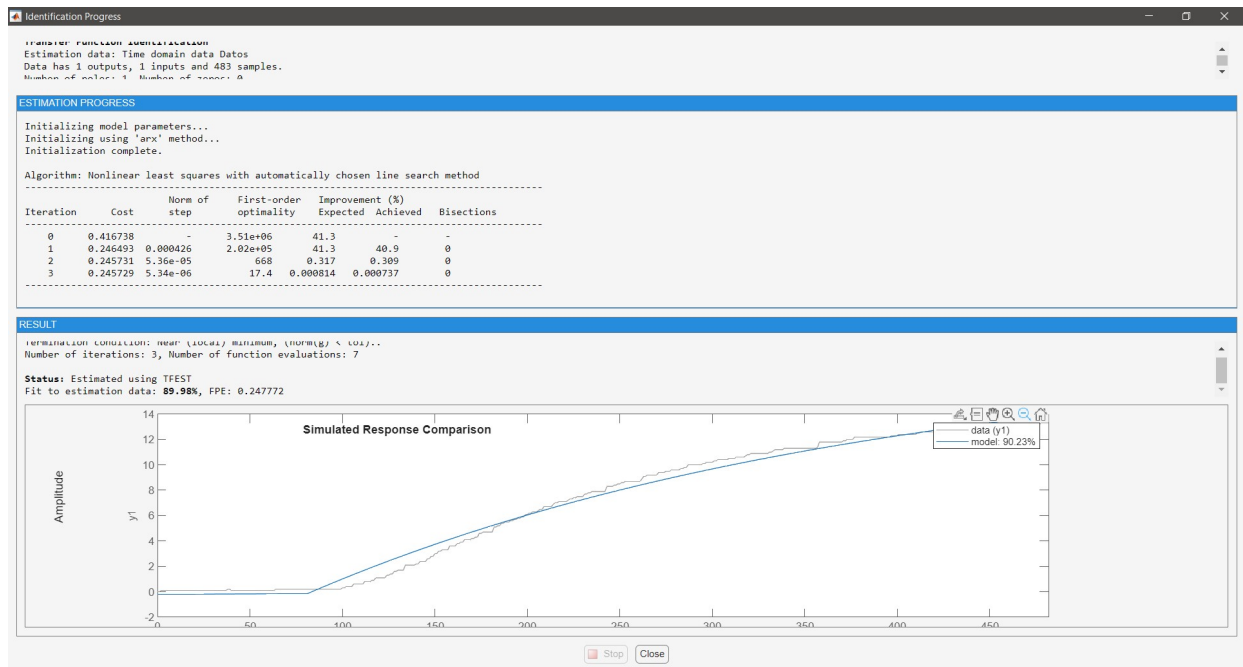
$$T = \frac{3}{2}(t_2 - t_1);$$

$$L = T_d = \text{Tiempo muerto (Delay)} ;$$

$$L = t_2 - T$$

**Modelo identificado siguiendo las instrucciones de la página web:**

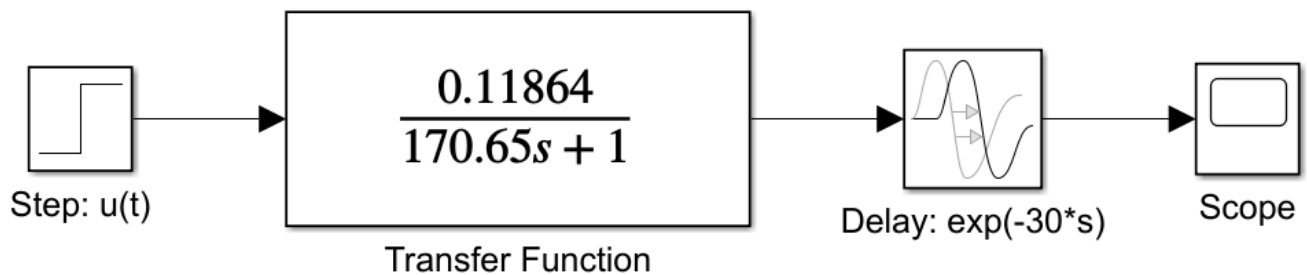


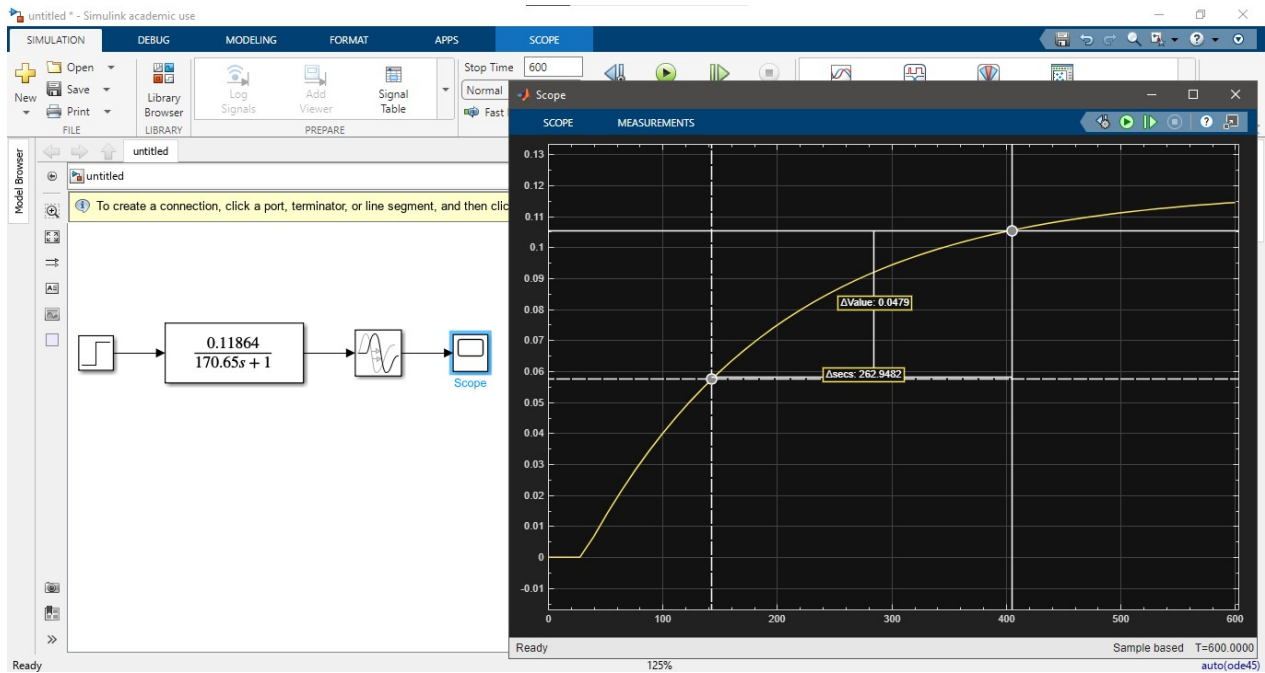


$$P1D \rightarrow G_{P_1}(s) = P(s) = \frac{0.11864}{170.65 \cdot s + 1} \cdot e^{-30 \cdot s}$$

Ajuste de 90.23% > 80%

### Validación en Simulink:





$$G_P(s) = \frac{0.1144}{158.7423 \cdot s + 1} \cdot e^{-31.7485 \cdot s}$$

$$t_1 = L + \frac{1}{3} \cdot T = 84.6626 [s]; t_2 = L + T = 190.4908 [s];$$

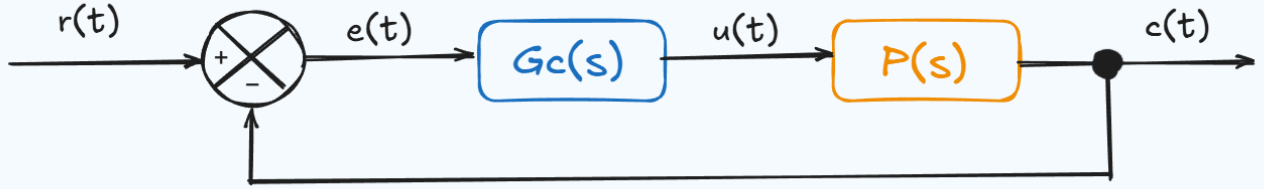
$$\text{Ganancia} \rightarrow K = \frac{\Delta Y (\text{salida})}{\Delta U (\text{entrada})} = 0.1144;$$

$$\text{Constante de tiempo} \rightarrow T = \frac{3}{2}(t_2 - t_1) = 158.7423 [s];$$

$$\text{Retardo} \rightarrow L = t_2 - T = 31.7485 [s]$$

**A continuación se presenta el desarrollo para el respectivo diseño de los controladores P, PI, PD y PID:**

$$P(s) = \frac{0.11864}{170.65 \cdot s + 1} \cdot e^{-30 \cdot s}$$



El siguiente procedimiento corresponde al cálculo del **controlador proporcional (P)**:

$$G_{LC}(s) = \frac{C(s)}{R(s)} = \frac{G_C(s) \cdot P(s)}{1 + G_C(s) \cdot P(s)} \approx \frac{\omega_n^2}{s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2}$$

$$G_C(s) = \frac{U(s)}{E(s)} = K \frac{(s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m)}{(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n)} \rightarrow \text{Función de Transferencia del Controlador Generalizada}$$

$$P(s) = \frac{N(s)}{D(s)} \rightarrow \text{Función de Transferencia del Sistema o Planta}$$

$$G_{LC}(s) = \frac{C(s)}{R(s)} = \frac{K \frac{(s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m)}{(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n)} \cdot \frac{N(s)}{D(s)}}{1 + K \frac{(s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m)}{(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n)} \cdot \frac{N(s)}{D(s)}}$$

$$G_{LC}(s) = \frac{K \cdot (s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m) \cdot N(s)}{(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n) \cdot D(s) + K \cdot (s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m) \cdot N(s)}$$

$$\frac{K \cdot (s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m) \cdot N(s)}{(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n) \cdot D(s) + K \cdot (s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m) \cdot N(s)} \approx \frac{\omega_n^2}{s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2}$$

$$(s + p_1) \cdot (s + p_2) \dots (s + p_n) \cdot D(s) + K \cdot (s + z_1) \cdot (s + z_2) \dots (s + z_m) \cdot N(s) \approx s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2$$

$$(170.65 \cdot s + 1) + K_P \cdot (0.11864 \cdot e^{-30 \cdot s}) = s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2$$

El término  $e^{-30 \cdot s}$  no se puede igualar directamente con los coeficientes, ya que la parte izquierda de la igualación, en su forma actual, tiene un "orden infinito" debido a la exponencial. Una solución a este inconveniente es **aproximar el retardo** con una "**aproximación racional**", es decir, una fracción de dos polinomios. La más común y utilizada es la **APROXIMACIÓN DE PADÉ** de primer orden.

Cabe resaltar que si se usa un orden mayor en la aproximación de Padé, también aumenta el orden del polinomio resultante para hacer la respectiva igualación.

$$e^{-\theta \cdot s} \approx \frac{1 - \frac{\theta}{2} \cdot s}{1 + \frac{\theta}{2} \cdot s} \rightarrow e^{-30 \cdot s} = \frac{1 - \frac{30}{2} \cdot s}{1 + \frac{30}{2} \cdot s} = \frac{1 - 15 \cdot s}{1 + 15 \cdot s}$$

Entonces se obtiene lo siguiente:

$$(170.65 \cdot s + 1) + K_P \cdot \left( 0.11864 \cdot \left( \frac{1 - 15 \cdot s}{1 + 15 \cdot s} \right) \right) = s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2$$

Operando la parte izquierda se obtiene lo siguiente:

$$s^2 + (0.07253 - 0.00069 \cdot K_P) \cdot s + (0.0003907 + 0.0000463 \cdot K_P) = s^2 + 2 \cdot \zeta \cdot \omega_n \cdot s + \omega_n^2$$

Se hacen las respectivas igualaciones:

$$2 \cdot \zeta \cdot \omega_n = 0.07253 - 0.00069 \cdot K_P$$

$$\zeta \cdot \omega_n = 0.03627 - 0.00035 \cdot K_P$$

Se definen y calculan parámetros para el diseño del controlador y poder despejar la primera igualación:

$$\text{Parámetro que se asume para el diseño del controlador} \rightarrow \text{OV (Overshoot)} \leq 20 \%$$

$$\zeta \rightarrow \text{Factor de Amortiguamiento}$$

$$\zeta \geq \sqrt{\frac{\ln(\text{OV})^2}{\pi^2 + \ln(\text{OV})^2}} \rightarrow \zeta = 0.456$$

$$\zeta < 1 \rightarrow \text{Subamortiguado}$$

$$t_{s(2\%)} = \frac{4}{\zeta \cdot \omega_n} \rightarrow \text{Tiempo de Establecimiento}$$

Cabe resaltar que también se puede asumir un  $t_s$  para poder despejar  $\omega_n$ , lo que de cierto modo reduce un poco los demás cálculos del método analítico

Para el diseño de los controladores usando el método analítico, también se asumió un  $t_s \leq 200 [s]$ , obteniendo lo siguiente:

$$\omega_n = \frac{4}{\zeta \cdot t_s} = \frac{4}{(0.456) \cdot (200)} = 0.0438 \left[ \frac{\text{rad}}{s} \right]$$

**Ahora, se puede despejar  $\omega_n$  y obtener una Ecuación #1:**

$$\zeta \cdot \omega_n = 0.03627 - 0.00035 \cdot K_P$$

$$(0.456) \cdot \omega_n = 0.03627 - 0.00035 \cdot K_P$$

$$\omega_n = 0.03627 - 0.00035 \cdot K_P \rightarrow \text{Ecuación \#1}$$

Finalmente, se hace la última igualación y obtener una Ecuación #2:

$$\omega_n^2 = 0.0003907 - 0.0000463 \cdot K_P \rightarrow \text{Ecuación \#2}$$

El siguiente paso es **reemplazar** la Ecuación #1 en la Ecuación #2, agrupar términos semejantes y **despejar** la respectiva constante ( $K_P$ ) del controlador, haciendo las respectivas operaciones se obtiene lo siguiente:

$$(0.07954 - 0.00077 \cdot K_P)^2 = 0.0003907 + 0.0000463 \cdot K_P$$

$$K_{P_1} = 243.5872$$

$$K_{P_2} = 41.1009$$

Se usa la Ecuación #2 para obtener  $\omega_n$ :

$$\omega_{n_1} = 0.10802 \frac{\text{rad}}{\text{s}}$$

$$\omega_{n_2} = 0.04789 \frac{\text{rad}}{\text{s}}$$

Por último, se puede calcular el **Tiempo de Establecimiento**:

$$t_{s(2\%)_1} = 81.20653 \text{ [s]}$$

$$t_{s(2\%)_2} = 183.1683 \text{ [s]}$$

El siguiente paso a realizar corresponde a la validación en SIMULINK, la sintonización del controlador usando la teoría de Ziegler-Nichols y el uso de una herramienta para sintonizar el controlador de forma más "automática" y realizar las respectivas comparaciones. Finalmente, se recalca que este sería el mismo procedimiento a realizar para el diseño de otro controlador de forma analítica.

El siguiente código se usa para el diseño y comparación de los diferentes controladores diseñados:

```
% Hecho por: Diego Andrés García Díaz.
% Código: 2195533.
% Fecha: 24/09/2025.
% Asignatura: Control II (Adelanto de Nota).
```

```
%
% -----
% ----- Diseño Controladores para Control de Temperatura -----
% -----
```

```
% Esta sección borra la ventana de comandos, el espacio de trabajo y cierra
% cualquier figura abierta. También define s como una variable de función de
% transferencia para su uso posterior.
```

```
clc; clear; close all;
s = tf('s');
```

```
% Definición de parámetros del sistema (Planta) identificada
```

```
Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento
L = 30; % Tiempo muerto o Delay
```

```
% Función de Transferencia del modelo identificado (Actuador + Planta + Sensor)
```

```
P_s = ( (Kp * exp(-L*s) ) / ((Tp1*s) + 1) )
```

```
P_s =
```

$$\exp(-30s) * \frac{0.1186}{170.7s + 1}$$

```
Continuous-time transfer function.
Model Properties
```

```
% Función de Transferencia factorizada
```

```
P_s_fact = zpk(P_s)
```

```
P_s_fact =
```

$$\exp(-30s) * \frac{0.00069522}{(s+0.00586)}$$

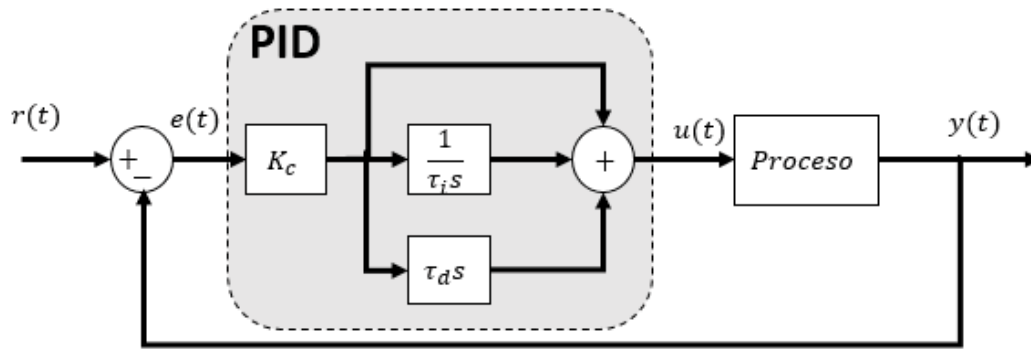
```
Continuous-time zero/pole/gain model.
Model Properties
```

```
% Abrir 'sisotool' para el diseño y análisis de los controladores
```

```
sisotool(P_s)
```

## Usando el método de Ziegler-Nichols:





$$G_{C_{PID}}(s) = K_p \left( 1 + \frac{1}{T_i \cdot s} + T_d \cdot s \right)$$

$$K_i = \frac{K_p}{T_i} \quad ; \quad K_d = K_p \cdot T_d$$

Controlador	$K_p$	$T_i$	$T_d$
$P$	$\frac{T}{kL}$	$\infty$	0
$PI$	$\frac{0.9T}{kL}$	$\frac{L}{0.3}$	0
$PID$	$\frac{1.2T}{kL}$	$2L$	$0.5L$

**Tabla 1.** Ecuaciones necesarias para el diseño de controladores usando el método de Ziegler-Nichols.

## Controlador Proporcional (P)

$$G_{C_P}(s) = K_p$$

```

clc; clear; close all;
s = tf('s');

Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento
L = 30;      % Tiempo muerto o Delay

% P_s = ( (Kp * exp(-L*s) ) / ((Tp1*s) + 1) )

% ----- Aproximación de Padé del retardo -----
[num, den] = pade(L, 1); % 1er orden (> 2 si desea más precisión)
Delay = tf(num, den)

```

Delay =

$$\frac{-s + 0.06667}{s + 0.06667}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

% ----- Planta aproximada -----

P\_s = Kp \* Delay / (Tp1\*s + 1)

P\_s =

$$\frac{-0.1186 s + 0.007909}{170.7 s^2 + 12.38 s + 0.06667}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

% Parámetros del Criterio de Ziegler-Nichols para controlador P

kp\_ZN = (Tp1)/(Kp\*L); % Cálculo de la ganancia proporcional del controlador P

Ti\_ZN = inf;

Td\_ZN = 0;

% Función de transferencia controlador P

Gc\_P1 = 10 % Ganancia proporcional del controlador P, aleatoria

Gc\_P1 =  
10

Gc\_P2 = kp\_ZN % Ganancia proporcional del controlador P, método Z-N

Gc\_P2 =  
47.9462

Gc\_P3 = 41.1009 % Ganancia proporcional del controlador P, método analítico

Gc\_P3 =  
41.1009

Gc\_P4 = 68 % Ganancia proporcional del controlador P, aleatoria

Gc\_P4 =  
68

Gc\_Pmax = 104.3 % Ganancia proporcional del controlador P, método "prueba y error"

Gc\_Pmax =  
104.3000

% Se cierra el lazo

T\_cl1 = feedback((Gc\_P1\*P\_s), 1); % SISTEMA ESTABLE

T\_cl2 = feedback((Gc\_P2\*P\_s), 1); % SISTEMA ESTABLE

```
T_cl3 = feedback((Gc_P3*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE
T_cl4 = feedback((Gc_P4*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE
T_clmax = feedback((Gc_Pmax*P_s), 1); % SISTEMA CRÍTICAMENTE ESTABLE
```

% Se grafica la respuesta

```
t = 0:1:600;
```

```
isstable(T_cl1) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl2) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl3) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl4) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

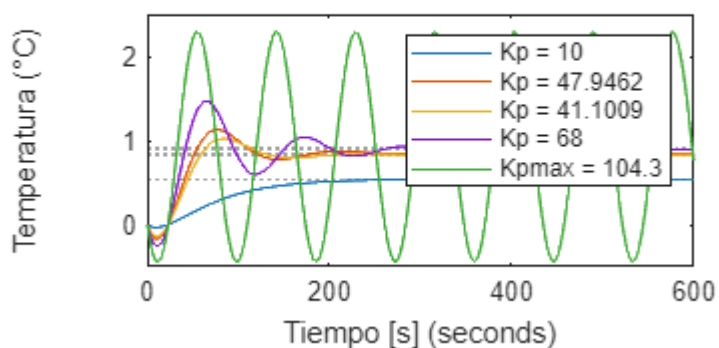
```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_clmax) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
figure(1);
step(T_cl1, T_cl2, T_cl3, T_cl4, T_clmax, t);
legend('Kp = 10', 'Kp = 47.9462', 'Kp = 41.1009', 'Kp = 68', 'Kpmax = 104.3');
title('Respuesta Controlador P');
xlabel('Tiempo [s]');
ylabel('Temperatura (°C)');
```

**Respuesta Controlador P**



## Controlador Proporcional-Integral (PI)

$$G_{CPI}(s) = K_p \cdot \left( \frac{s + z_1}{s} \right) \rightarrow G_{CPI}(s) = K_p \cdot \left( \frac{1}{T_i \cdot s} \right)$$

```
clc; clear; close all;
s = tf('s');

Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento
L = 30;      % Tiempo muerto o Delay

% ----- Aproximación de Padé del retardo -----
[num, den] = pade(L, 1); % 1er orden (> 2 si desea más precisión)
Delay = tf(num, den)
```

Delay =

```
-s + 0.06667
-----
s + 0.06667
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
% ----- Planta aproximada -----
P_s = Kp * Delay / (Tp1*s + 1)
```

P\_s =

```
-0.1186 s + 0.007909
-----
170.7 s^2 + 12.38 s + 0.06667
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
% Parámetros del Criterio de Ziegler-Nichols para controlador PI
kp_ZN = (0.9*Tp1)/(Kp*L) % Cálculo de la ganancia proporcional del controlador PI
```

```
kp_ZN =
43.1516
```

```
Ti_ZN = L/0.3
```

```
Ti_ZN =
100
```

```
Td_ZN = 0;
```

```
ki_ZN = kp_ZN / Ti_ZN % Cálculo de la ganancia integral del controlador PI
```

```
ki_ZN =
```

0.4315

```
% Función de transferencia controlador PI
% Gc_PI = kp_ZN * (1 + (1/(Ti_ZN * s))) % Forma alternativa
Gc_PI2 = kp_ZN + (ki_ZN / s) % Ganancias del controlador PI, método Z-
N
```

```
Gc_PI2 =

    43.15 s + 0.4315
    -----
           s
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
Gc_PI3 = 41.1009 + (0.88 / s) % Ganancias del controlador PI, se asumen
```

```
Gc_PI3 =

    41.1 s + 0.88
    -----
           s
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
Gc_PI4 = 13.3532 + (0.11534 / s) % Ganancias del controlador PI, PID Tuner
```

```
Gc_PI4 =

    13.35 s + 0.1153
    -----
           s
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
Gc_PI5 = 39.2173 + (0.18749 / s) % Ganancias del controlador PI, PID Tuner
```

```
Gc_PI5 =

    39.22 s + 0.1875
    -----
           s
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
Gc_PI6 = -241.6 + (8.28 / s) % Ganancias del controlador PI, analíticamente
```

```
Gc_PI6 =

   -241.6 s + 8.28
   -----
           s
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
Gc_PI7 = -239.24286 + (7.68 / s) % Ganancias del controlador PI, analíticamente
```

```
Gc_PI7 =
```

$$\frac{-239.2 \text{ s} + 7.68}{s}$$

```
Continuous-time transfer function.  
Model Properties
```

```
% Se cierra el lazo
```

```
T_cl1 = feedback((Gc_PI2*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE  
T_cl2 = feedback((Gc_PI3*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE  
T_cl3 = feedback((Gc_PI4*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE  
T_cl4 = feedback((Gc_PI5*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE  
T_cl5 = feedback((Gc_PI6*P_s), 1); % (SISTEMA INESTABLE)  
T_cl6 = feedback((Gc_PI7*P_s), 1); % (SISTEMA INESTABLE)
```

```
% Se grafica la respuesta
```

```
t = 0:1:600;  
isstable(T_cl5) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

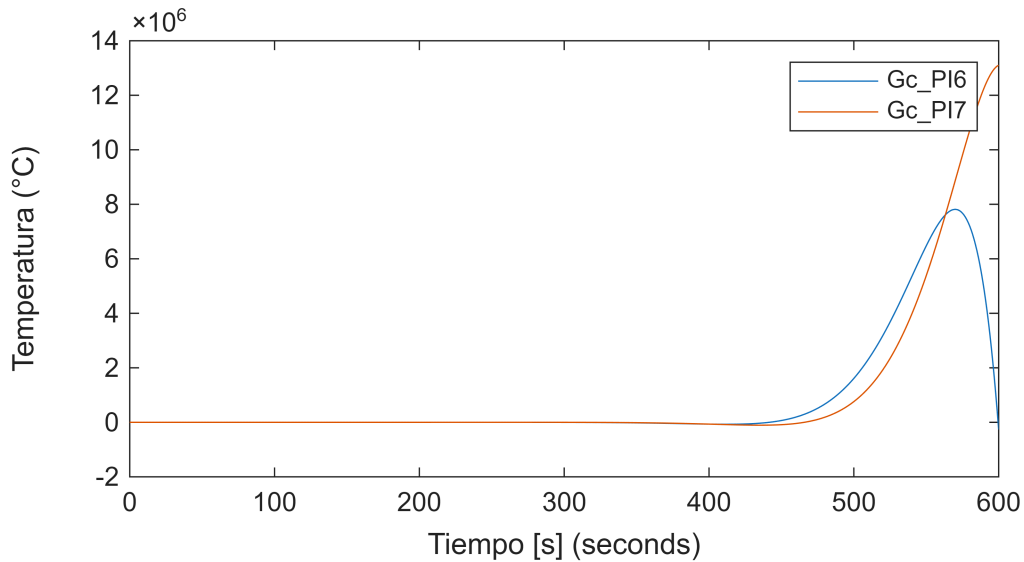
```
ans = logical  
0
```

```
isstable(T_cl6) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical  
0
```

```
figure(2);  
step(T_cl5, T_cl6, t)  
legend('Gc_PI6', 'Gc_PI7');  
title('Respuesta Controlador PI');  
xlabel('Tiempo [s]');  
ylabel('Temperatura (°C)');
```

## Respuesta Controlador PI



```
% Se grafica la respuesta
isstable(T_cl1) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl2) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl3) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

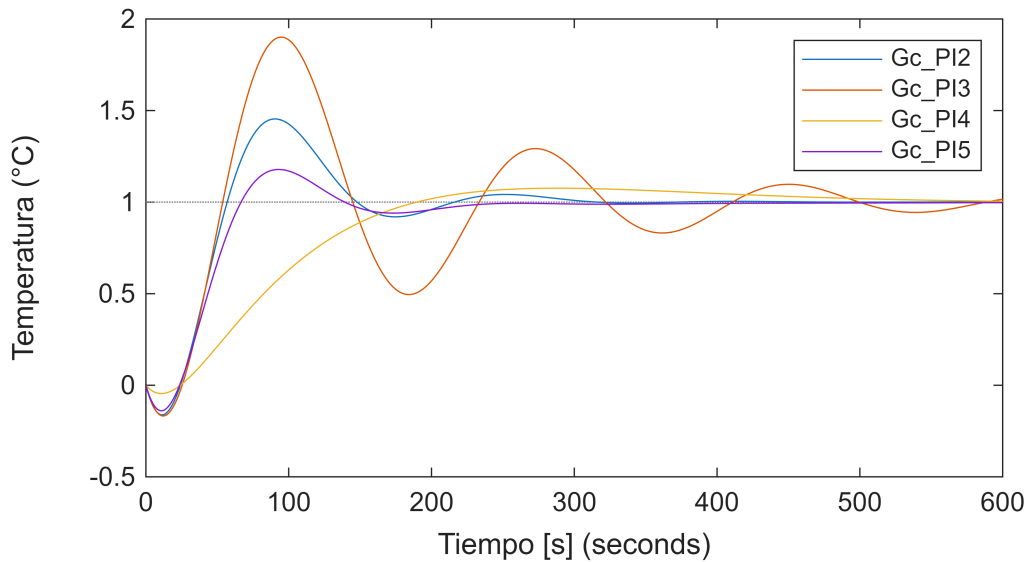
```
ans = logical
      1
```

```
isstable(T_cl4) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

```
figure(3);
step(T_cl1, T_cl2, T_cl3, T_cl4, t)
legend('Gc_PI2', 'Gc_PI3', 'Gc_PI4', 'Gc_PI5');
title('Respuesta Controlador PI');
xlabel('Tiempo [s]');
ylabel('Temperatura (°C)');
```

### Respuesta Controlador PI



### Controlador Proporcional-Derivativo (PD)

$$G_{CPD}(s) = K_p \cdot (s + z_1) \rightarrow G_{CPD}(s) = K_p \cdot (T_d \cdot s)$$

```
clc; clear; close all;
s = tf('s');

Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento
L = 30; % Tiempo muerto o Delay

% ----- Aproximación de Padé del retardo -----
[num, den] = pade(L, 1); % 1er orden (> 2 si desea más precisión)
Delay = tf(num, den)
```

Delay =

```
-s + 0.06667
-----
s + 0.06667
```

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
% ----- Planta aproximada -----
P_s = Kp * Delay / (Tp1*s + 1)
```

P\_s =

```
-0.1186 s + 0.007909
-----
```



$$170.7 \text{ s}^2 + 12.38 \text{ s} + 0.06667$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**% Parámetros del Criterio de Ziegler-Nichols para controlador PD**

**kp\_ZN = 57.5354**

kp\_ZN =  
57.5354

Ti\_ZN = 0;  
Td\_ZN = 863.0310

Td\_ZN =  
863.0310

**kd\_ZN = kp\_ZN \* Td\_ZN % Cálculo de la ganancia derivativa del controlador PD**

kd\_ZN =  
4.9655e+04

**% Función de transferencia controlador**

**% Gc\_PD = kp\_ZN \* (1 + (Td\_ZN \* s)) % Forma alternativa**

**Gc\_PD2 = kp\_ZN + (kd\_ZN \* s) % Ganancias del controlador PD, método Z-N**

Gc\_PD2 =  
  
4.965e04 s + 57.54

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**Gc\_PD3 = 47.5354 + (600 \* s) % Ganancias del controlador PD, se asumen**

Gc\_PD3 =  
  
600 s + 47.54

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**Gc\_PD4 = 13.3532 + (92.3444 \* s) % Ganancias del controlador PD, PID Tuner**

Gc\_PD4 =  
  
92.34 s + 13.35

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**Gc\_PD5 = 35.91 + (-102.8 \* s) % Ganancias del controlador PD, analíticamente**

Gc\_PD5 =  
  
-102.8 s + 35.91

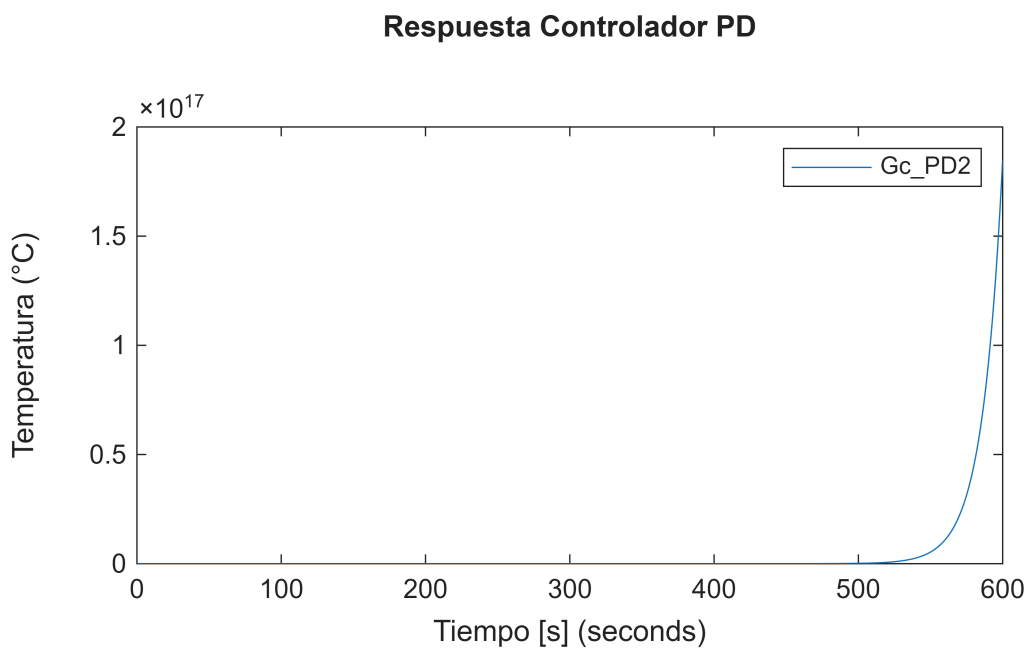
Continuous-time transfer function.  
Model Properties

```
% Se cierra el lazo
T_cl1 = feedback((Gc_PD2*P_s), 1); % SISTEMA INESTABLE
T_cl2 = feedback((Gc_PD3*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE
T_cl3 = feedback((Gc_PD4*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE
T_cl4 = feedback((Gc_PD5*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE

% Se grafica la respuesta
t = 0:1:600;
isstable(T_cl1) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      0
```

```
figure(4);
step(T_cl1, t)
legend('Gc_PD2');
title('Respuesta Controlador PD');
xlabel('Tiempo [s]');
ylabel('Temperatura (°C)');
```



```
% Se grafica la respuesta
isstable(T_cl2) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
      1
```

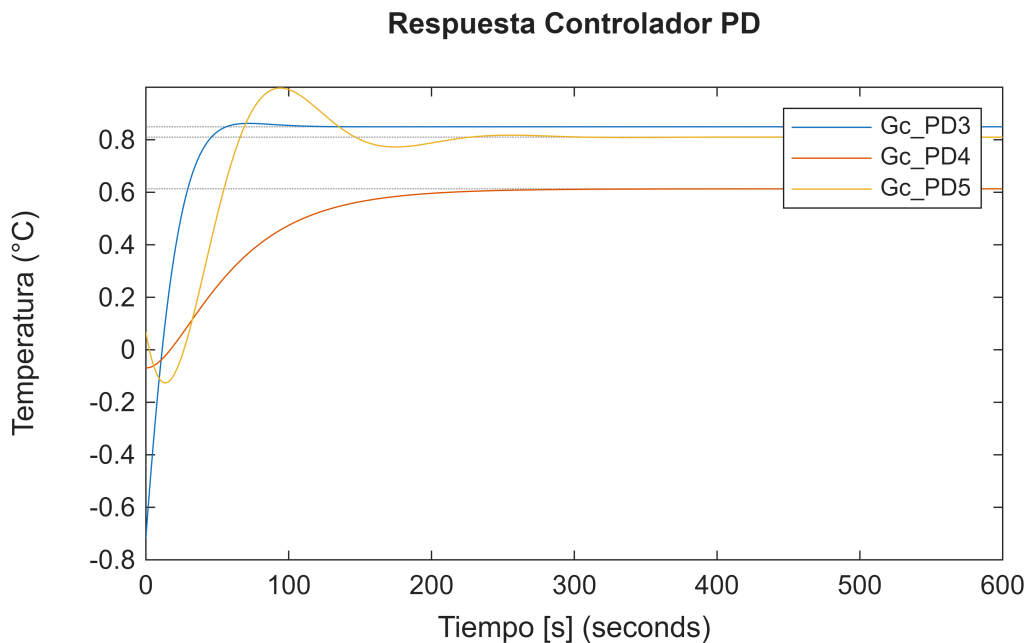
```
isstable(T_cl3)    % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical  
1
```

```
isstable(T_cl4)    % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical  
1
```

```
figure(5);  
step(T_cl2, T_cl3, T_cl4, t)  
legend('Gc_PD3', 'Gc_PD4', 'Gc_PD5');  
title('Respuesta Controlador PD');  
xlabel('Tiempo [s]');  
ylabel('Temperatura (°C)');
```



## Controlador Proporcional-Integral-Derivativo (PID)

$$G_{C_{PID}}(s) = K_p \cdot \left( \frac{(s + z_1) \cdot (s + z_2)}{s} \right) \rightarrow G_{C_{PID}}(s) = K_p \cdot \left( 1 + \frac{1}{T_i \cdot s} + T_d \cdot s \right)$$

```
clc; clear; close all;  
s = tf('s');
```

```
Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema  
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento  
L = 30;      % Tiempo muerto o Delay
```

```
% ----- Aproximación de Padé del retardo -----
```

```
[num, den] = pade(L, 1); % 1er orden (> 2 si desea más precisión)
Delay = tf(num, den)
```

```
Delay =
```

```

-s + 0.06667
-----
s + 0.06667
```

```
Continuous-time transfer function.
Model Properties
```

```
% ----- Planta aproximada -----
```

```
P_s = Kp * Delay / (Tp1*s + 1)
```

```
P_s =
```

```

-0.1186 s + 0.007909
-----
170.7 s^2 + 12.38 s + 0.06667
```

```
Continuous-time transfer function.
Model Properties
```

```
% Parámetros del Criterio de Ziegler-Nichols para controlador PID
```

```
kp_ZN = (1.2*Tp1)/(Kp*L)
```

```
kp_ZN =
57.5354
```

```
Ti_ZN = 2*L
```

```
Ti_ZN =
60
```

```
Td_ZN = 0.5*L
```

```
Td_ZN =
15
```

```
ki_ZN = kp_ZN / Ti_ZN % Cálculo de la ganancia integral del controlador PID
```

```
ki_ZN =
0.9589
```

```
kd_ZN = kp_ZN * Td_ZN % Cálculo de la ganancia derivativa del controlador PID
```

```
kd_ZN =
863.0310
```

```
% Función de transferencia controlador PID
```

```
% Gc_PID = kp_ZN * ( 1 + (1/(Ti_ZN * s)) + (Td_ZN * s) ) % Forma alternativa
```

```
Gc_PID2 = kp_ZN + (ki_ZN / s) + (kd_ZN * s) % Ganancias del controlador PID, método Z-N
```

Gc\_PID2 =

$$\frac{863 s^2 + 57.54 s + 0.9589}{s}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

Gc\_PID3 = 38.5 + (6.68 / s) + (150 \* s) % Ganancias del controlador PID, se asumen

Gc\_PID3 =

$$\frac{150 s^2 + 38.5 s + 6.68}{s}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

Gc\_PID4 = 41.1009 + (1.5 / s) + (620 \* s) % Ganancias del controlador PID, se asumen

Gc\_PID4 =

$$\frac{620 s^2 + 41.1 s + 1.5}{s}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

Gc\_PID5 = 13.3532 + (0.11534 / s) + (92.3444 \* s) % Ganancias del controlador PID,  
PID Tuner

Gc\_PID5 =

$$\frac{92.34 s^2 + 13.35 s + 0.1153}{s}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

Gc\_PID6 = 81.8 + (2.22 / s) + (1053 \* s) % Ganancias del controlador PID,  
analíticamente

Gc\_PID6 =

$$\frac{1053 s^2 + 81.8 s + 2.22}{s}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

% Se cierra el lazo

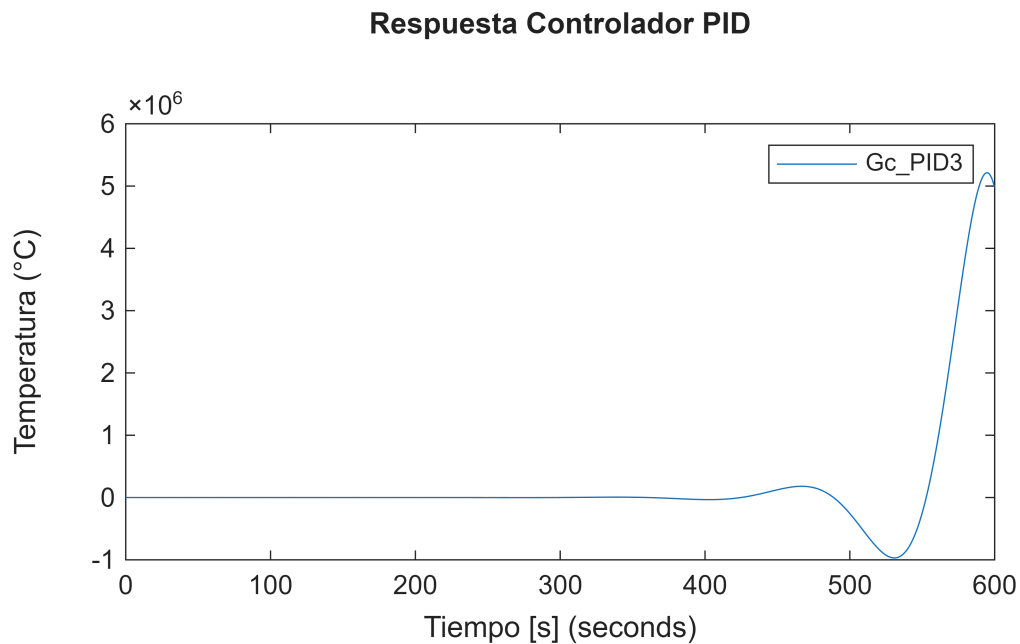
T\_cl1 = feedback((Gc\_PID2\*P\_s), 1); % SISTEMA ESTABLE  
T\_cl2 = feedback((Gc\_PID3\*P\_s), 1); % SISTEMA INESTABLE  
T\_cl3 = feedback((Gc\_PID4\*P\_s), 1); % SISTEMA ESTABLE

```
T_cl4 = feedback((Gc_PID5*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE
T_cl5 = feedback((Gc_PID6*P_s), 1); % SISTEMA ESTABLE

% Se grafica la respuesta
t = 0:1:600;
isstable(T_cl2) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
0
```

```
figure(6);
step(T_cl2, t)
legend('Gc_PID3');
title('Respuesta Controlador PID');
xlabel('Tiempo [s]');
ylabel('Temperatura (°C)');
```



```
% Se grafica la respuesta
isstable(T_cl1) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
1
```

```
isstable(T_cl3) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
1
```

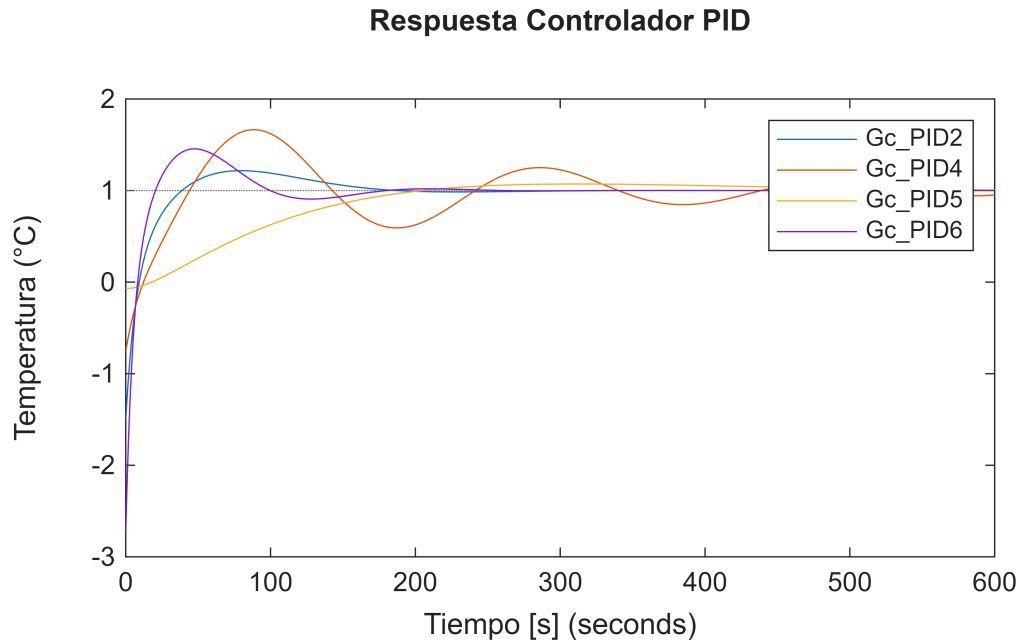
```
isstable(T_cl4) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
1
```

```
isstable(T_cl5)    % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical  
1
```

```
figure(7);  
step(T_cl1, T_cl3, T_cl4, T_cl5, t)  
legend('Gc_PID2', 'Gc_PID4', 'Gc_PID5', 'Gc_PID6');  
title('Respuesta Controlador PID');  
xlabel('Tiempo [s]');  
ylabel('Temperatura (°C)');
```



## Diseño de controladores con la función "pid(Kp,Ki,Kd)" y parámetros de Ziegler-Nichols

```
clc; clear; close all;  
s = tf('s');  
  
% Se diseñan diferentes tipos de controladores utilizando los parámetros  
% calculados de Ziegler-Nichols. Además, se usa la función 'pid(Kp,Ki,Kd)'.  
Kp = 0.11864; % Ganancia del sistema  
Tp1 = 170.65; % Tiempo de establecimiento  
L = 30; % Tiempo muerto o Delay  
  
% ----- Aproximación de Padé del retardo -----  
[num, den] = pade(L, 1); % 1er orden (> 2 si desea más precisión)  
Delay = tf(num, den)
```

Delay =

$$\frac{-s + 0.06667}{s + 0.06667}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**% ----- Planta aproximada -----**

P\_s = Kp \* Delay / (Tp1\*s + 1)

P\_s =

$$\frac{-0.1186 s + 0.007909}{170.7 s^2 + 12.38 s + 0.06667}$$

Continuous-time transfer function.  
Model Properties

**% Parámetros del Criterio de Ziegler-Nichols para controlador PID**

kp\_ZN = (1.2\*Tp1)/(Kp\*L)

kp\_ZN =  
57.5354

Ti\_ZN = 2\*L

Ti\_ZN =  
60

Td\_ZN = 0.5\*L

Td\_ZN =  
15

**ki\_ZN = kp\_ZN / Ti\_ZN % Cálculo de la ganancia integral del controlador PID**

ki\_ZN =  
0.9589

**kd\_ZN = kp\_ZN \* Td\_ZN % Cálculo de la ganancia derivativa del controlador PID**

kd\_ZN =  
863.0310

**% Se crea un controlador proporcional (C\_p), un controlador PI (C\_pi), un  
% controlador PD (C\_pd) y un controlador PID (C\_pid).**

**% Controlador P**

C\_p = pid(kp\_ZN, 0, 0)



C\_p =

Kp = 57.5

P-only controller.

Model Properties

**% Controlador PI**

C\_pi = pid(kp\_ZN, ki\_ZN, 0)

C\_pi =

$$K_p + K_i * \frac{1}{s}$$

with Kp = 57.5, Ki = 0.959

Continuous-time PI controller in parallel form.

Model Properties

**% Controlador PD**

C\_pd = pid(kp\_ZN, 0, kd\_ZN)

C\_pd =

$$K_p + K_d * s$$

with Kp = 57.5, Kd = 863

Continuous-time PD controller in parallel form.

Model Properties

**% sirve = isproper(C\_pd)**

**% Controlador PID**

C\_pid = pid(kp\_ZN, ki\_ZN, kd\_ZN)

C\_pid =

$$K_p + K_i * \frac{1}{s} + K_d * s$$

with Kp = 57.5, Ki = 0.959, Kd = 863

Continuous-time PID controller in parallel form.

Model Properties

**% Se cierra el lazo**

T\_cl1 = feedback((C\_p\*P\_s), 1); **% SISTEMA ESTABLE**

T\_cl2 = feedback((C\_pi\*P\_s), 1); **% SISTEMA ESTABLE**

T\_cl3 = feedback((C\_pd\*P\_s), 1); **% SISTEMA ESTABLE**

T\_cl4 = feedback((C\_pid\*P\_s), 1); **% SISTEMA ESTABLE**

```
% Se grafica la respuesta
t = 0:1:600;
isstable(T_cl1) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
     1
```

```
isstable(T_cl2) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
     1
```

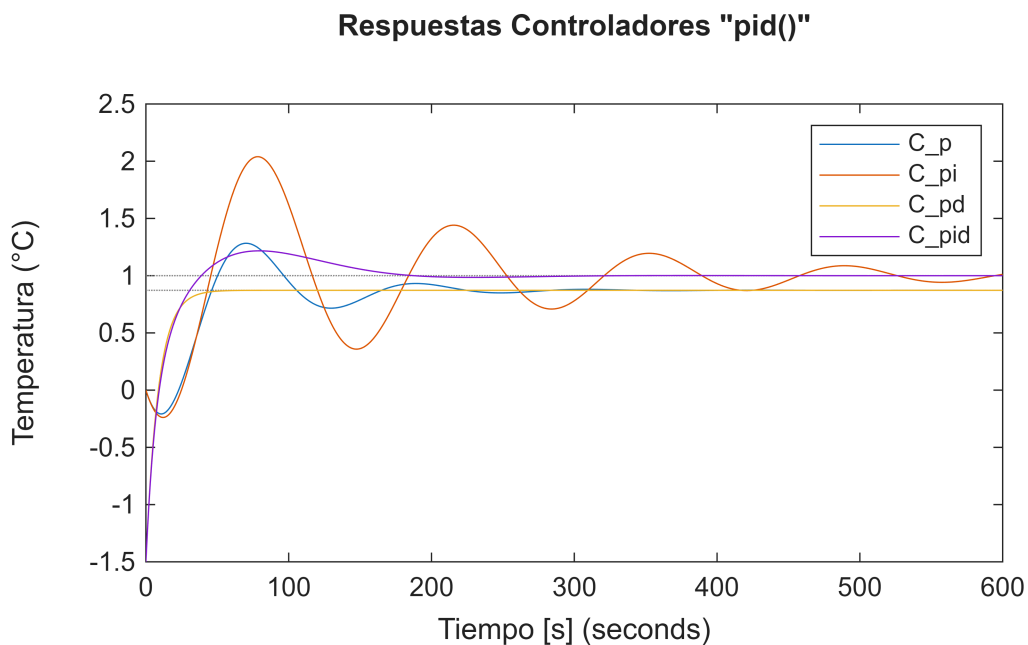
```
isstable(T_cl3) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
     1
```

```
isstable(T_cl4) % Se verifica la estabilidad del sistema
```

```
ans = logical
     1
```

```
figure(7);
step(T_cl1, T_cl2, T_cl3, T_cl4, t)
legend('C_p', 'C_pi', 'C_pd', 'C_pid');
title('Respuestas Controladores "pid()");
xlabel('Tiempo [s]');
ylabel('Temperatura (°C)');
```



```
% Finalmente, los controladores continuos se convierten a sus formatos digitales
% utilizando un tiempo de muestreo (Ts) especificado.
```

```
% Para esta conversión se utiliza la función c2d con el método 'zoh' (retención
% de orden cero), lo que hace que los controladores sean adecuados para su
% implementación en sistemas de control digital.
```

```
% Controladores digitales (suponiendo un muestreo de Ts)
```

```
Ts = 1; % Tiempo de muestreo
```

```
C_p_digital = c2d(C_p, Ts, 'zoh') % P
```

```
C_p_digital =
```

```
Kp = 57.5
```

```
P-only controller.
```

```
Model Properties
```

```
C_p_digital1 = c2d(C_p, Ts, 'tustin') % P
```

```
C_p_digital1 =
```

```
Kp = 57.5
```

```
P-only controller.
```

```
Model Properties
```

```
C_pi_digital = c2d(C_pi, Ts, 'zoh') % PI
```

```
C_pi_digital =
```

$$Kp + Ki * \frac{T_s}{z-1}$$

```
with Kp = 57.5, Ki = 0.959, Ts = 1
```

```
Sample time: 1 seconds
```

```
Discrete-time PI controller in parallel form.
```

```
Model Properties
```

```
C_p_digital11 = c2d(C_pi, Ts, 'tustin') % P
```

```
C_p_digital11 =
```

$$Kp + Ki * \frac{T_s * (z+1)}{2 * (z-1)}$$

```
with Kp = 57.5, Ki = 0.959, Ts = 1
```

```
Sample time: 1 seconds
```

```
Discrete-time PI controller in parallel form.
```

```
Model Properties
```

```
% C_pd_digital = c2d(C_pd, Ts, 'zoh') % PD
```

```
% C_pid_digital = c2d(C_pid, Ts, 'zoh') % PID
```

```
% Abrir 'sisotool' para el diseño y análisis de los controladores
```

```
% sisotool()
```

