

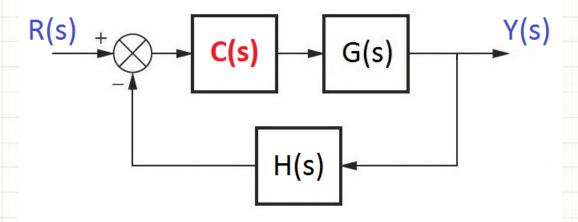
### Introdução

O projeto de um sistema de controle está relacionado ao arranjo da estrutura de controle e a seleção de componentes e parâmetros adequados para atender critérios de desempenho.

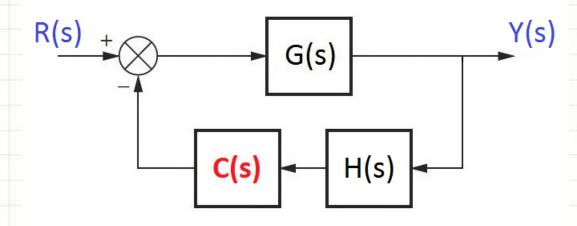
Um controlador é inserido no sistema para compensar o desempenho insuficiente da resposta e automatização dos processos.

# Configurações

# Série (cascata)

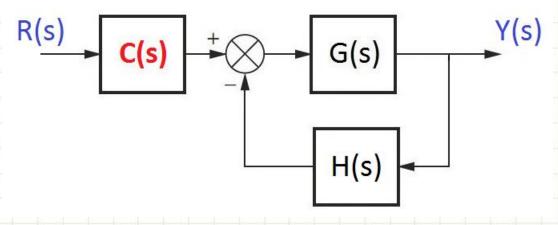


# Realimentação

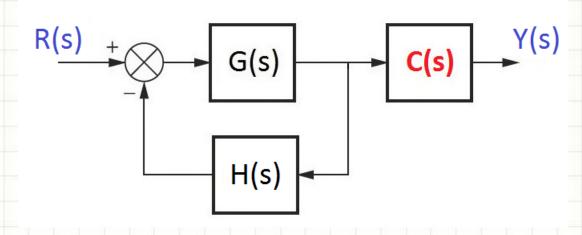


## Configurações

### Entrada (filtro de entrada)

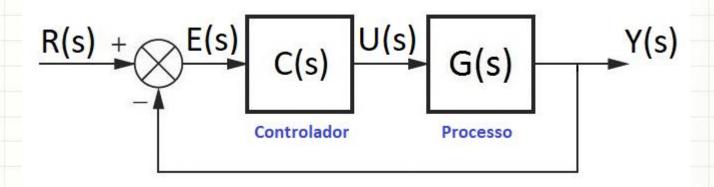


#### Saída (filtro de saída)



#### Controle em Série

A maioria dos projetos que serão desenvolvidos, considerando a configuração em série:



#### sendo:

R(s): sinal de entrada (referência)

E(s): sinal de erro

U(s): sinal de controle

Y(s): sinal de saída

### **Ações Básicas de Controle**

Existem 4 ações básicas de controle:

- On-Off (liga-desliga)
- Proporcional (P)
- Integral (I)
- Derivativa (D)

que isoladamente ou combinadas resultam e diferentes tipos de controle/controladores.

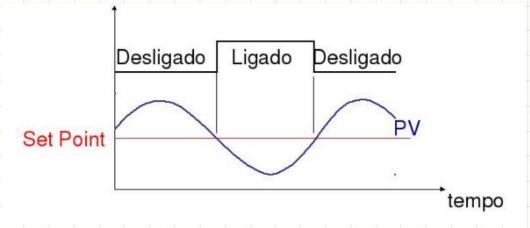
### **Tipos de Controle**

- Controle On-Off (liga-desliga)
- Controle Proporcional (P)
- Controle Integral (I)
- Controle Proporcional-Integral (PI)
- Controle Proporcional-Derivativo (PD)
- Controle Proporcional-Integral-Derivativo (PID)
- Controle em Avanço de Fase
- Controle em Atraso de Fase
- Controle em Avanço-Atraso de Fase

O sinal de controle u(t) só pode assumir dois valores, que dependem do valor do sinal de erro.

$$u(t) = \begin{cases} u_1 & se & e(t) > 0 \\ u_2 & se & e(t) < 0 \end{cases}$$

Este tipo de função pode ser implementada como uma simples comparação.



#### **Vantagens**

- Baixo custo;
- Fácil instalação;
- Fácil operação (caso necessário);
- Fácil manutenção.

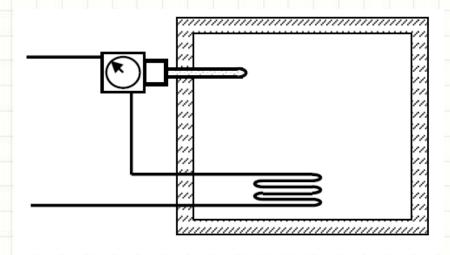
#### **Desvantagens**

- Limitações em termos de desempenho;
- Baixa precisão.

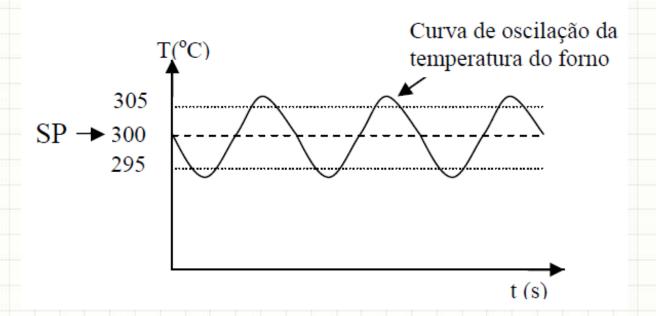
Exemplos: controle de temperatura em geladeiras e fornos, controle de nível em indústrias de pequeno porte.

#### Exemplo: Controle de temperatura de um forno

Um sensor mecânico envia uma deformação proporcional à temperatura do forno. Esta deformação é captada pelos mecanismos internos do termostato que aciona contatos que ligam ou desligam o circuito de alimentação da resistência de aquecimento do forno.



Quando a temperatura chega ao valor ajustado no termostato (temperatura de referência) os contatos se abrem e a alimentação da resistência é desligada.



### **Controle Proporcional**

O sinal de controle é proporcional ao sinal de erro:

$$u(t) = K_p e(t)$$

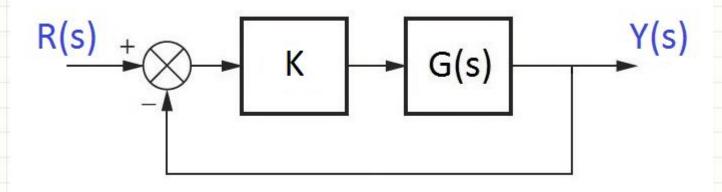
$$\downarrow \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad$$

#### Características:

- Ação imediata e proporcional ao valor do erro
- Acelera a resposta do processo
- Reduz o tempo de subida e o erro máximo
- Aumenta o sobressinal
- Incapaz de eliminar erros de regime permanente para entradas constantes

## **Controle Proporcional**

Considere um sistema a realimentação unitária



e que o processo é representado por uma função de transferência do tipo "0", ou seja, sem integradores.

## **Controle Proporcional**

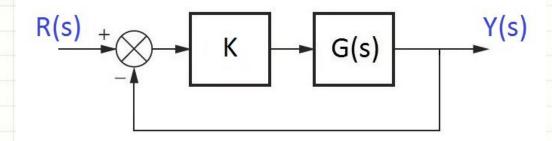
O erro de regime permanente para uma entrada em degrau unitário será dado por:

$$e_{\infty} = \frac{1}{1 + KG(0)}$$

Portanto, quanto maior o valor do ganho K menor será o erro de regime permanente.

Ex1: Seja o sistema

K > 0



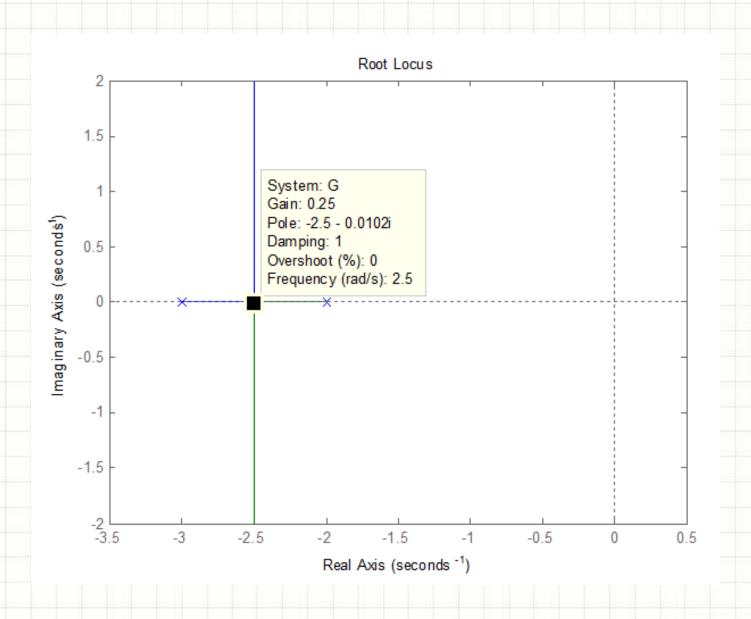
sendo

$$G(s) = \frac{1}{(s+2)(s+3)}$$

Em malha fechada:

$$T(s) = \frac{K}{s^2 + 5s + 6 + K}$$

Portanto, o sistema é **estável para** ∀**K>0**.



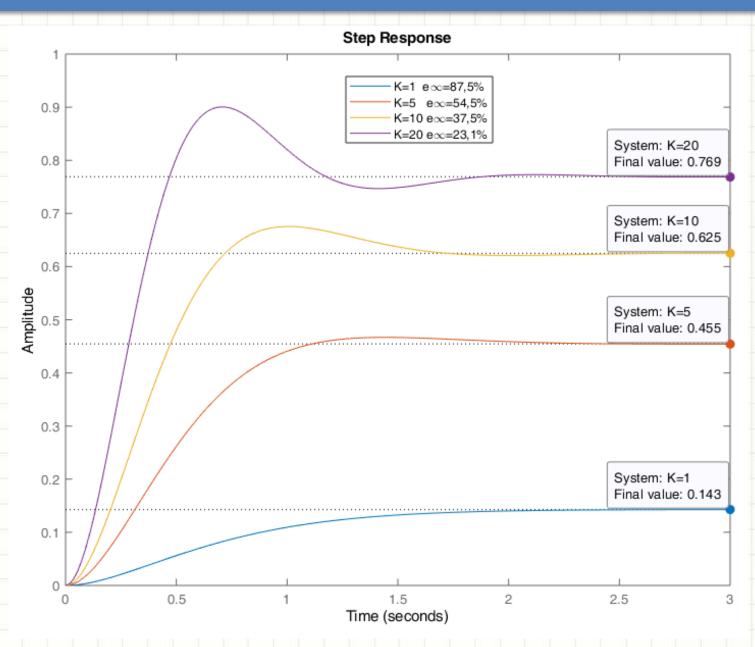
Em malha fechada:

$$T(s) = \frac{K}{s^2 + 5s + 6 + K}$$

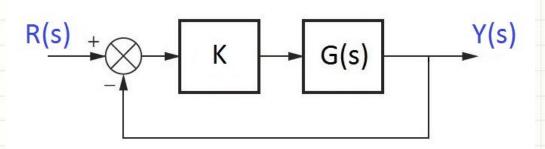
O erro de regime permanente é dado por:

$$e_{\infty} = 1 - T(0) = 1 - \frac{K}{K + 6} = \frac{6}{K + 6}$$

ou seja, quanto maior o valor de K menor será o erro de regime permanente.



Ex2: Seja o sistema



sendo 
$$G(s) = \frac{1}{s(s+1)(s+2)(s+3)}$$

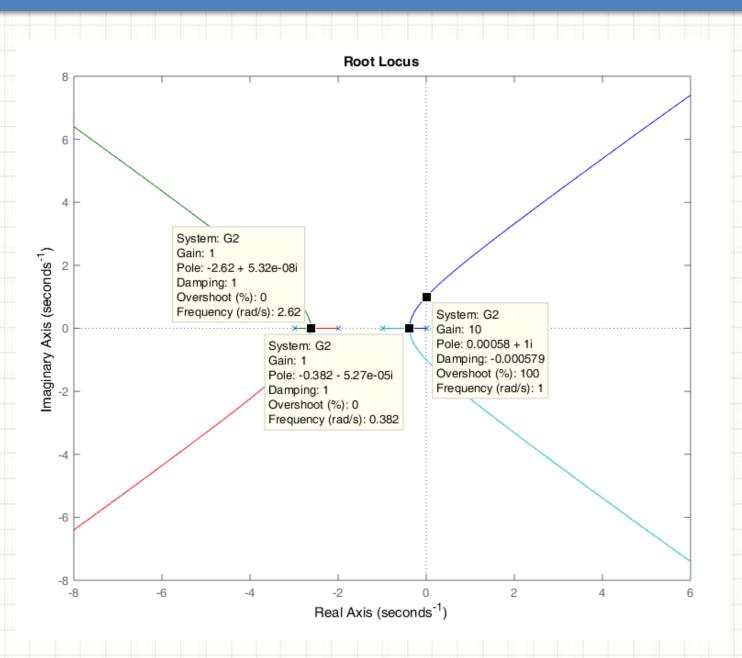
Em malha fechada:

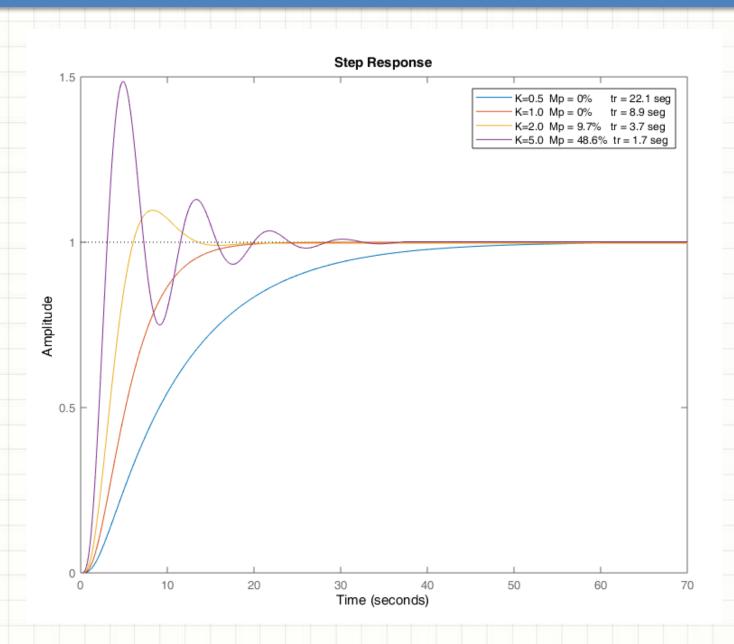
$$T(s) = \frac{K}{s^4 + 6s^3 + 11s^2 + 6s + K}$$

Sendo G(s) do tipo 1, o erro de regime permanente será nulo.

Estabilidade:

$$e_{\infty} = 0$$





#### **Controle Integral**

O sinal de controle é proporcional à integral do erro:

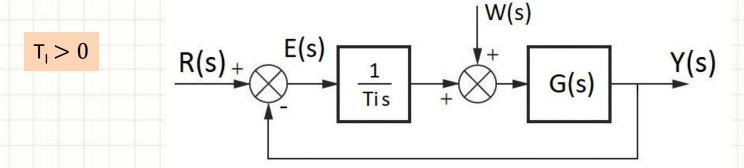
$$u(t) = \frac{1}{T_I} \int_0^t e \rightleftarrows (\tau) d\tau \qquad \to \qquad U(s) = \frac{1}{T_I s} E(s)$$

#### Características:

- Ação de controle gradual, proporcional a integral do erro
- Responde ao passado do erro enquanto este for diferente de zero
- Reduz o tempo de subida
- Aumenta o sobressinal, o período de oscilação e tempo de acomodação
- Produz respostas lentas e oscilatórias, tendendo a instabilizar a malha
- É capaz de rejeitar o efeito de perturbações constantes

### **Exemplo 3 - Controle Integral**

Ex3: Seja o sistema



Seja o processo representado por uma função de transferência do tipo 0, ou seja, G(s) não possui integradores, e W(s) representa uma perturbação constante.

$$T_R(s) = \frac{Y(s)}{R(s)} = \frac{G(s)/T_I s}{1 + G(s)/T_I s} = \frac{G(s)}{T_I s + G(s)}$$

$$T_W(s) = \frac{Y(s)}{W(s)} = \frac{G(s)}{1 + G(s)/T_I s} = \frac{T_I s G(s)}{T_I s + G(s)}$$

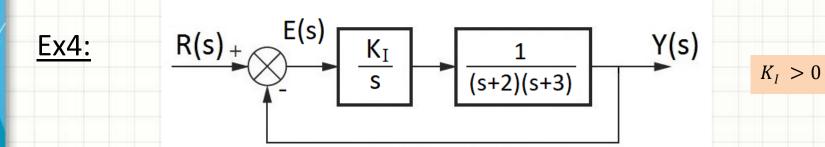
### **Exemplo 3 - Controle Integral**

O erro em regime permanente devido a uma perturbação constante (degrau), considerando entrada nula, é dado por:

$$e_{W\infty} = -sT_W(s)W(s)\Big|_{s\to 0} = -s\frac{T_I sG(s)}{T_I s + G(s)}\frac{1}{s}\Big|_{s\to 0} = 0$$

Ou seja, o efeito de uma perturbação constante é eliminado em regime permanente.

### **Exemplo 4 - Controle Integral**



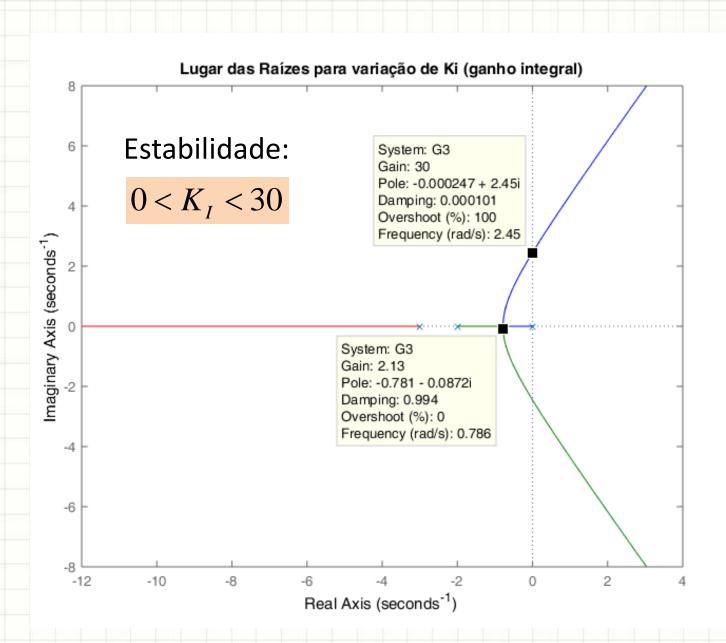
Em malha fechada:

$$T(s) = \frac{K_I}{s(s+2)(s+3) + K_I}$$

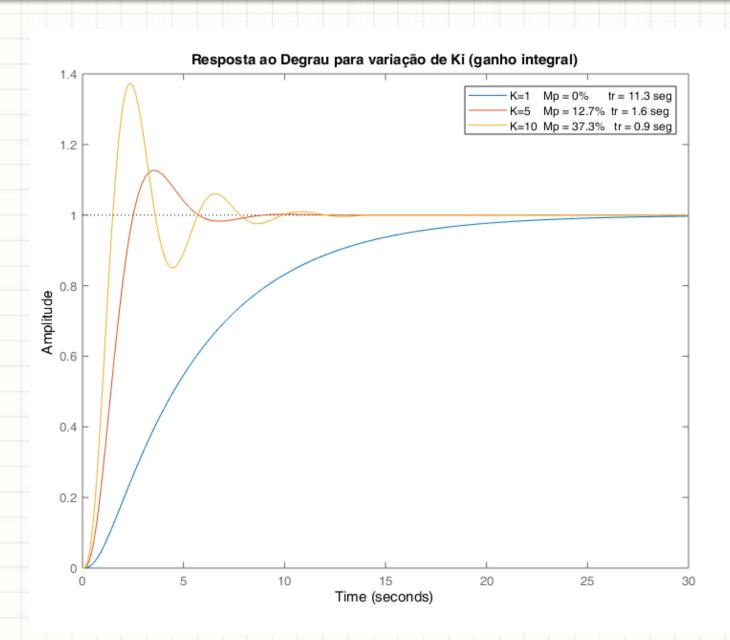
Lugar das Raízes: variação de K<sub>1</sub>

$$1 + K_1 \frac{1}{s(s+2)(s+3)} = 0$$

## **Exemplo 4 - Controle Integral**



# **Exemplo 4 - Controle Integral**



### **Controle Proporcional-Integral (PI)**

A ação integral pode ser melhorada adicionando-se a esta uma ação proporcional:

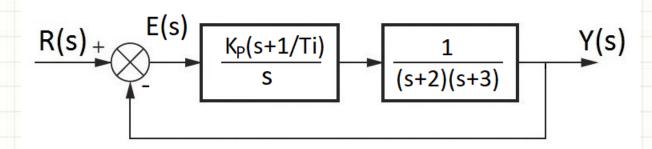
$$C(s) = Kp \left( 1 + \frac{1}{T_I s} \right) = Kp \left( \frac{s + 1/T_I}{s} \right)$$

Existem agora dois parâmetros que podem ser ajustados independentemente para melhorar a resposta transitória.

O controlador PI introduz na malha aberta um polo na origem e um zero em  $s = -1/T_1$ .

#### Exemplo 5 – Controlador PI

Ex5:



$$T(s) = \frac{K_P(s+1/T_I)}{s(s+2)(s+3) + K_P s + K_P/T_I}$$
  $K_P > 0, T_I > 0$ 

Análise de Estabilidade:  $\Delta(s) = s^3 + 5s^2 + (6 + K_P)s + K_P/T_I$ 

$$0 < K_P < (30 + 5K_P)T_I$$

#### Exemplo 5 – Controlador PI

Para valores fixos de  $T_I$ , ou seja, fixando a posição do zero, pode-se construir o Lugar das Raízes para a variação do ganho proporcional  $K_P$ :

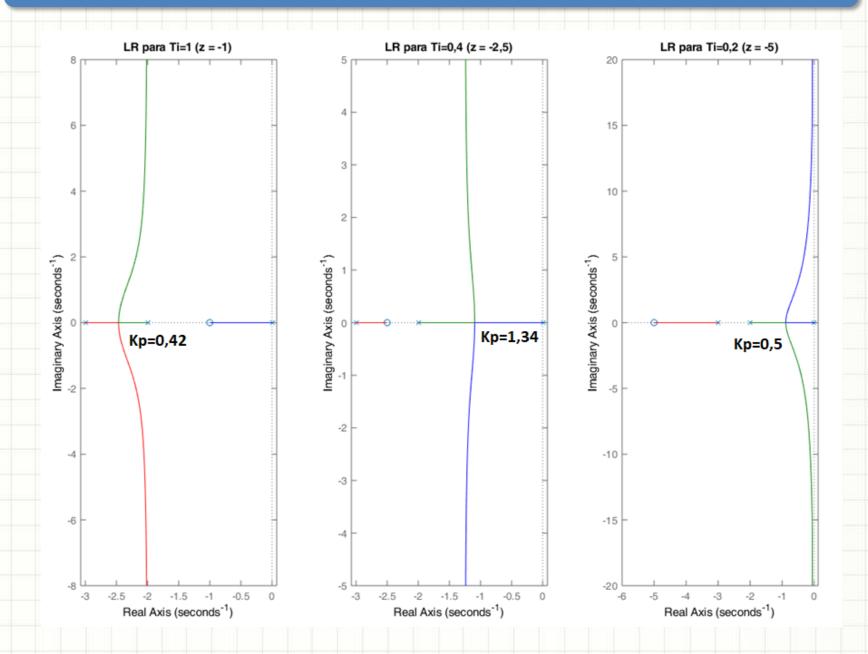
$$1 + K_P \frac{s + 1/T_I}{s(s^2 + 5s + 6)} = 0$$

Dependendo da posição escolhida para o zero do controlador, existirão variações do Lugar das Raízes em função da mudança da assíntota.

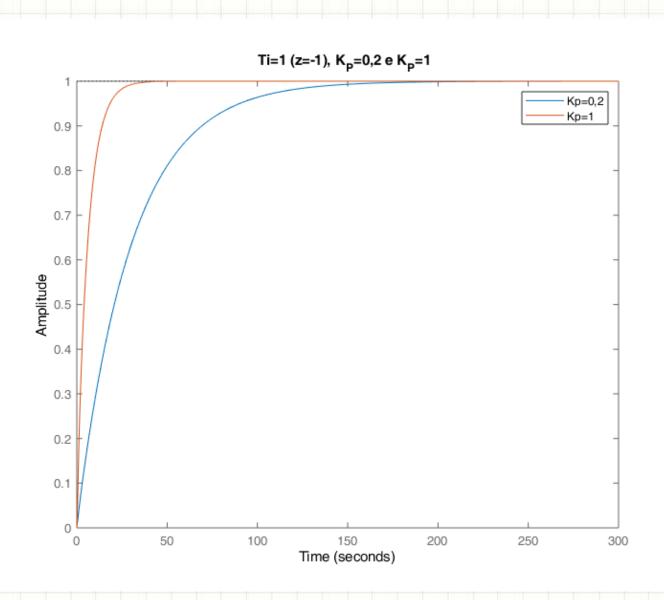
Seja

$$T_I = 1$$
  $\rightarrow$   $z = -1$   
 $T_I = 0.4$   $\rightarrow$   $z = -2.5$   
 $T_I = 0.2$   $\rightarrow$   $z = -5$ 

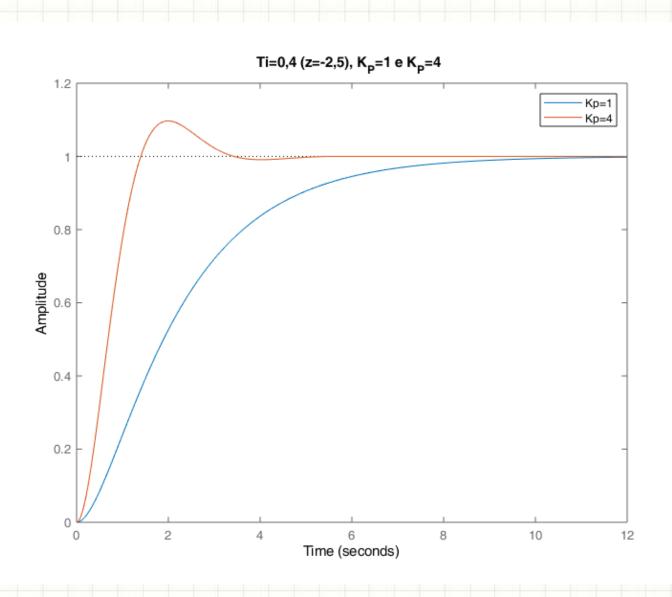
# Exemplo 5 – Controlador PI (Lugar das Raízses)



# Exemplo 5 – Controlador PI (Resposta ao Degrau)

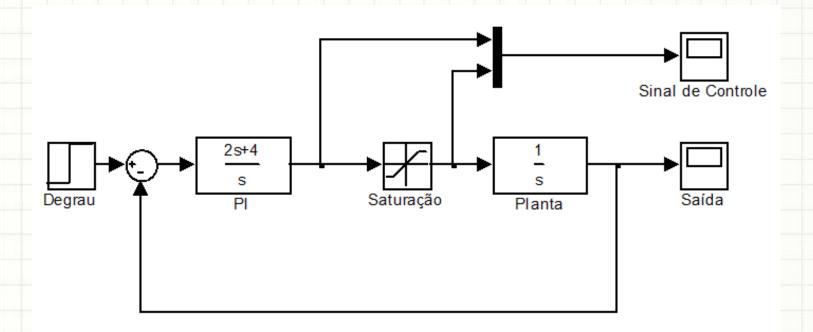


# Exemplo 5 – Controlador PI

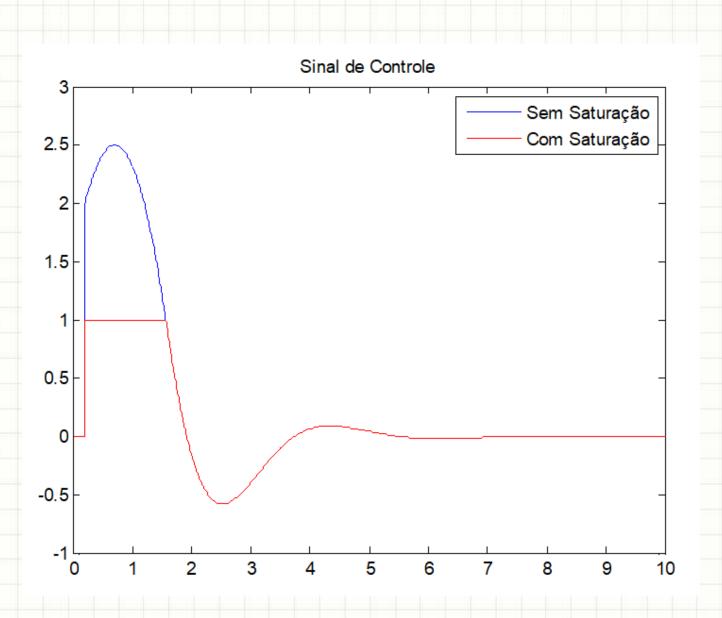


## **Controle Integral - Efeito Windup**

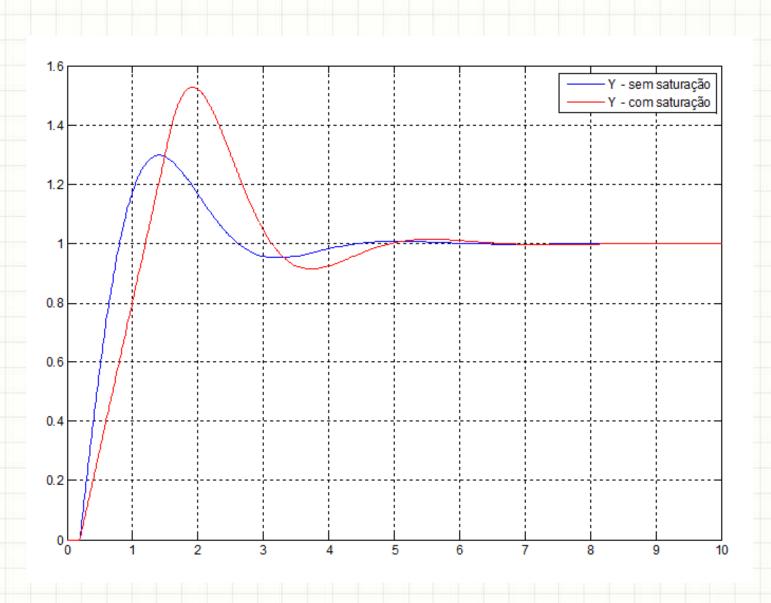
Caso exista saturação do atuador, a ação integral pode causar um fenômeno indesejável conhecido como "windup da ação integral".



# **Controle Integral - Efeito Windup**

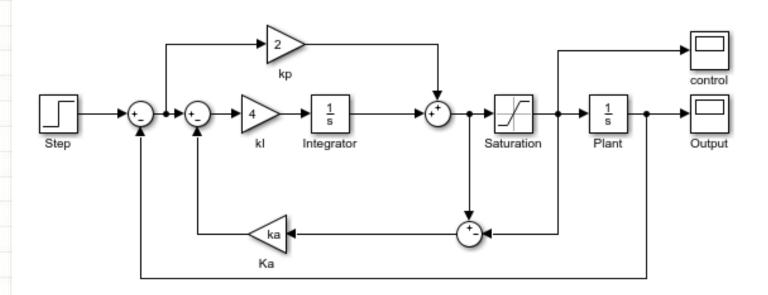


# **Controle Integral - Efeito Windup**

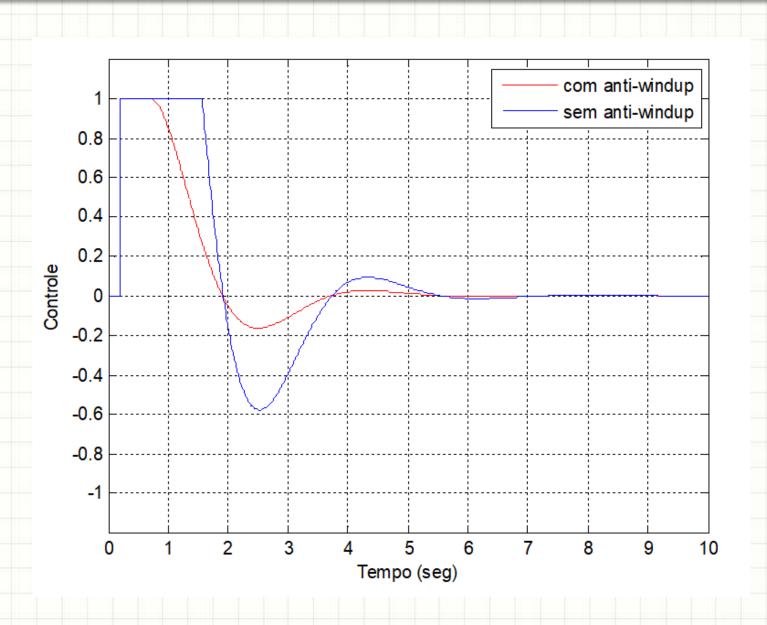


## **Controle Integral - Efeito Windup**

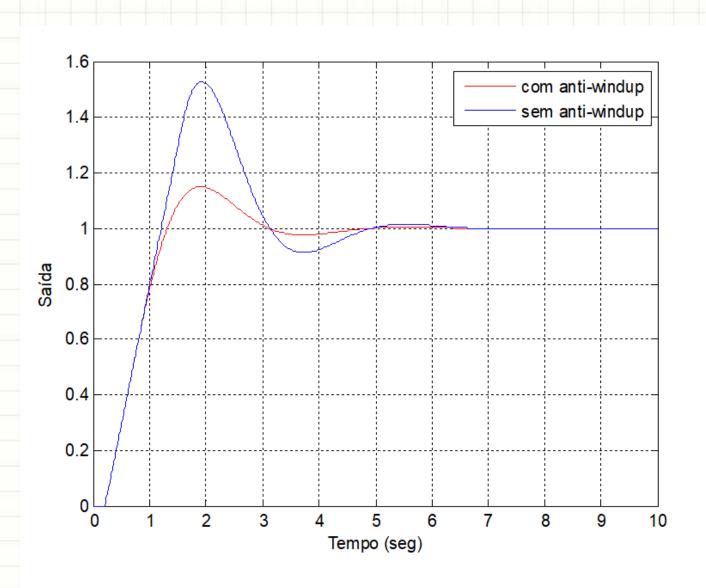
Para evitar o efeito do windup, que gera o aumento do sobressinal da resposta, utiliza-se uma ação *anti windup*, que consiste de interromper a integração durante a saturação.



# **Controle Integral - Efeito Windup**



# **Controle Integral - Efeito Windup**



#### **Controle Derivativo**

O sinal de controle é proporcional à derivada do erro:

$$u(t) = T_D \frac{d}{dt} e(t) \rightarrow U(s) = T_D s E(s)$$

sendo T<sub>D</sub> o tempo derivativo.

Note que U(s) é uma função imprópria e, portanto, não pode ser implementada na prática. Além disso, deixa o sistema vulnerável a ruídos de alta frequência.

#### **Controle Derivativo**

A ação derivativa pode ser aproximada por

$$C(s) = \frac{NT_D s}{N + T_D s}$$

Desta forma, o ganho de altas frequências é limitado e nas baixas frequências C(s) aproxima-se da ação derivativa pura.

Caso o erro seja constante, a saída do controlador será nula, por este motivo a ação derivativa é nunca é utilizada sozinha.

### **Controle Proporcional-Derivativo (PD)**

A ação derivativa é usada em conjunto com a ação proporcional:

$$C(s) = K_P (1 + T_D s)$$
 (PD ideal)

A correção proporcional depende da taxa de variação do erro.

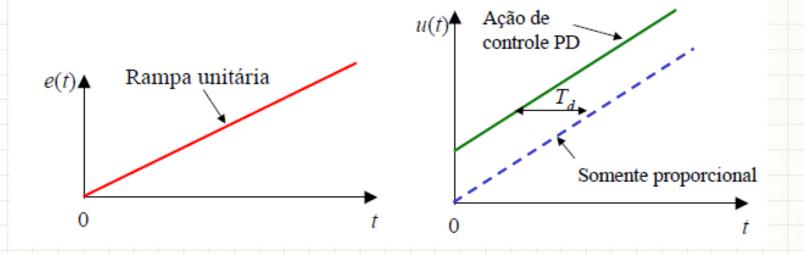
O controle derivativo apresenta um caráter antecipativo.

Em um controlador PD a ação proporcional é antecipada de  $T_{\rm D}$  segundos.

## **Controle Proporcional-Derivativo (PD)**

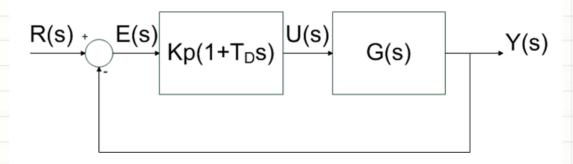
$$U(s) = K_P (1 + T_D s) E(s) \implies u(t) = K_P \underbrace{\left[ e(t) + T_D \frac{d}{dt} e(t) \right]}_{\approx e(t + T_D)}$$

$$u(t) \cong K_P e(t + T_D)$$



### **Controlador PD Série (Ideal)**

Seja a configuração "ideal" em série:

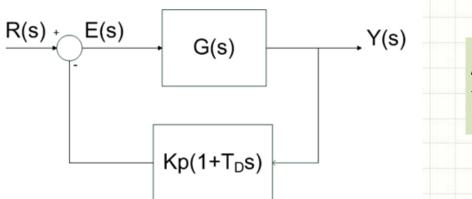


$$T(s) = \frac{K_P(1 + T_D s)G(s)}{1 + K_P(1 + T_D s)G(s)}$$

O controlador introduz um zero em s=-1/T<sub>D</sub>, o que melhora a estabilidade mas provoca um aumento no sobressinal da resposta transitória. O ganho Kp pode ser ajustado para melhorar a resposta em regime permanente.

### **Controlador PD Paralelo (Ideal)**

Seja a configuração "ideal" em paralelo:

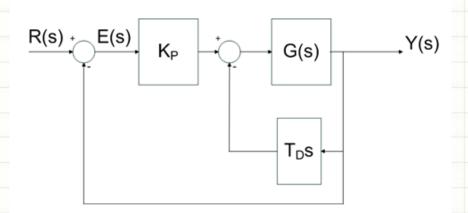


$$T(s) = \frac{G(s)}{1 + K_P(1 + T_D s)G(s)}$$

O polinômio característico não sofre alteração (em relação ao PD série) e evita-se a introduz de um zero indesejável.

### **Controlador PD Misto (Ideal)**

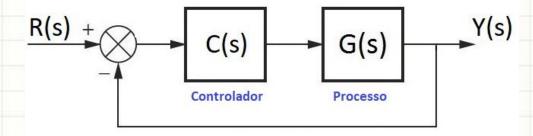
Seja a configuração "ideal" mista:



$$T(s) = \frac{K_P G(s)}{1 + (K_P + T_D s)G(s)}$$

Não há adição de zero e as características em regime permanente não são alteradas em relação a configuração em série.

Ex6: Seja o sistema

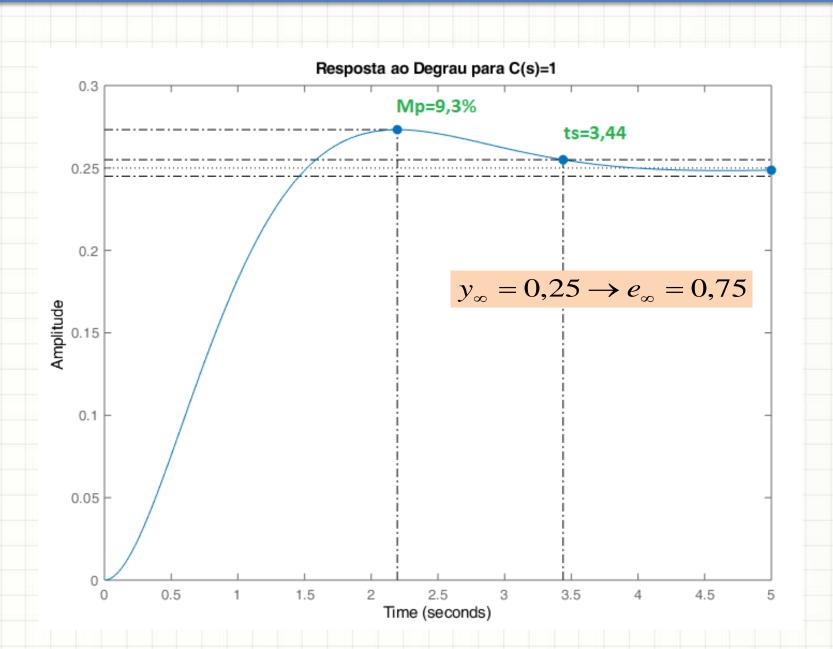


com

$$G(s) = \frac{s+2}{(s+3)(s^2+2s+2)}$$

Considerando C(s)=1 (controle proporcional), tem-se em malha fechada

$$T(s) = \frac{s+2}{s^3 + 5s^2 + 9s + 8}$$



Considerando 
$$K_P = 2$$
  $e$   $T_D = 1$ 

tem-se as seguintes F.T.M.F para as três configurações:

Série

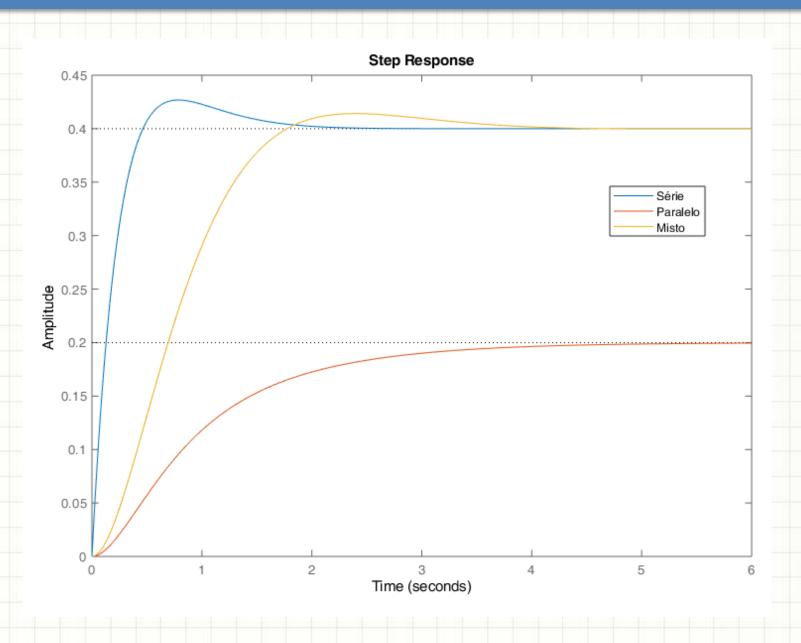
$$T(s) = \frac{K_P(1 + T_D s)(s+2)}{s^3 + (5 + K_P T_D)s^2 + (8 + 2K_P + 2K_P T_D)s + (6 + 2K_P)}$$

**Paralela** 

$$T(s) = \frac{(s+2)}{s^3 + (5 + K_P T_D)s^2 + (8 + 2K_P + 2K_P T_D)s + (6 + 2K_P)}$$

Mista

$$T(s) = \frac{K_P(s+2)}{s^3 + (5+T_D)s^2 + (8+K_P+2T_D)s + (6+2K_P)}$$



Controlador	Sobressinal	Tempo de	Erro de Regime
Proporcional		Acomodação	Permanente
C(s) = 1	9,3 %	3,44 seg	0,75

Controlador PD	Sobressinal	Tempo de Acomodação	Erro de Regime Permanente
Série	6,7 %	1,53 seg	0,6
Paralelo	0 %	3,91 seg	0,8
Misto	3,5 %	3,16 seg	0,6

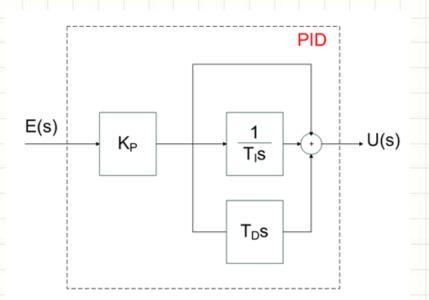
## **Controlador Proporcional-Integral-Derivativo (PID)**

Combina as ações de controle proporcional (P), integral (I) e derivativa (D) com o objetivo de melhorar tanto a resposta transitória (PD) quanto o regime permanente (I).

Existem diversas configurações para a combinação das ações de controle e também existem outras estruturas de controle além da tradicional em cascata (série).

#### **Controlador PID Série Ideal**

### PID Série Ideal (ou Acadêmico)



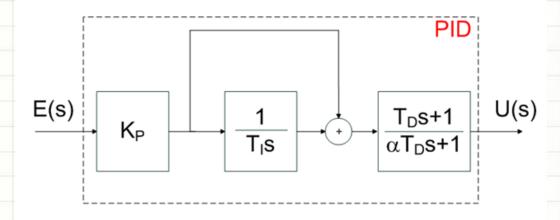
$$C(s) = K_P \left( 1 + \frac{1}{T_I s} + T_D s \right)$$

$$C(s) = K_P \left( \frac{T_I T_D s^2 + T_I s + 1}{T_I s} \right)$$

É a configuração mais utilizada para fins didáticos.

#### **Controlador PID Série Real**

### PID Série (real)

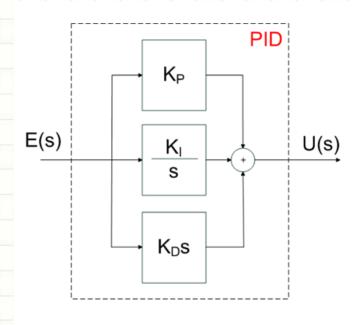


$$C(s) = K_P \left( 1 + \frac{1}{T_I s} \right) \left( \frac{T_D s + 1}{\alpha T_D s + 1} \right)$$

É a configuração mais utilizada na prática, inclusive comercialmente. Os zeros do controlador são sempre reais. O controlador é na realidade um PI-Avanço.

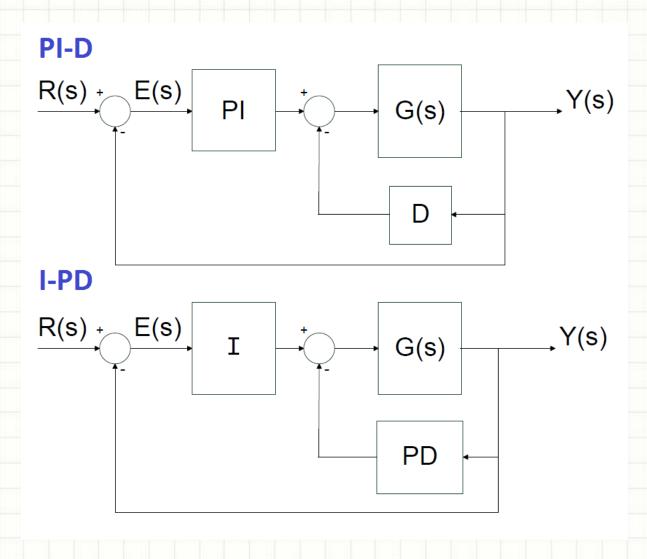
### **Controlador PID Paralelo Ideal**

## **PID Paralelo (Ideal)**



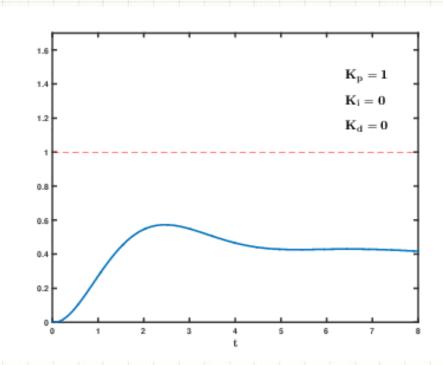
$$C(s) = K_P + \frac{K_I}{s} + K_D s = \frac{K_D s^2 + K_P s + K_I}{s}$$

# Outras configurações do Controlador PID



# Ações de Controle - Resumo

Ação	Tempo de Subida	Sobressinal	Tempo de Acomodação	Erro em regime permanente
Р	Reduz	Aumenta	Interfere Pouco	Reduz
1	Reduz	Aumenta	Aumenta	Zera
D	Não interfere	Reduz	Reduz	Não Interfere

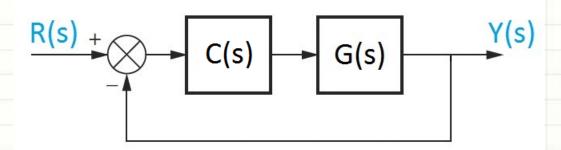


Duas estruturas de controladores muito utilizadas são:

- Controladores em Avanço de Fase
- Controladores em Atraso de Fase

E ainda, a combinação de ambos gerando os controladores em avanço-atraso de fase.

Seja a configuração de controle em série:



Ambos os controladores tem a mesma estrutura:

$$C(s) = K \frac{s+b}{s+\alpha b} \quad K, \alpha, b > 0$$

Considerando  $s=\sigma+j\omega$ , a fase do controlador pode ser escrita como:

$$\angle C(s) = \angle(\sigma + j\omega + b) - \angle(\sigma + j\omega + \alpha b)$$
$$= tg^{-1} \left(\frac{\omega}{\sigma + b}\right) - tg^{-1} \left(\frac{\omega}{\sigma + \alpha b}\right)$$

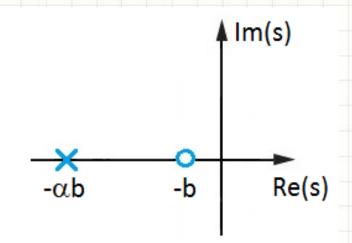
### Controle em Avanço de Fase

Observe que, para

$$\alpha > 1 \implies \angle C(s) > 0$$

Portanto, a introdução do controlador gera um aumento na fase do ramo direto do sistema.

Este controlador é chamado "em avanço de fase" ou simplesmente CONTROLADOR EM AVANÇO.



$$C(s) = K \frac{s+b}{s+\alpha b} \quad K, b > 0$$

$$\alpha > 1$$

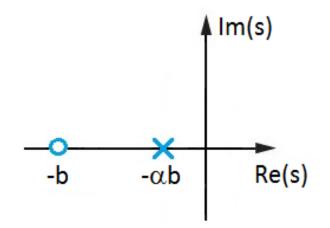
#### Controle em Atraso de Fase

Para

$$0 \le \alpha < 1 \implies \angle C(s) < 0$$

Portanto, a introdução do controlador gera uma redução na fase do ramo direto do sistema.

Este controlador é chamado "em atraso de fase" ou simplesmente CONTROLADOR EM ATRASO.



$$C(s) = K \frac{s+b}{s+\alpha b} \qquad K, b > 0$$
$$0 < \alpha < 1$$

## **Controlador em Avanço**

Geralmente utilizado para melhorar a <u>resposta transitória</u> do sistema. Seu comportamento se aproxima de uma ação Proporcional-Derivativa (PD).

#### **Controlador em Atraso**

Geralmente utilizado para melhorar a resposta do sistema em regime permanente. Seu comportamento se aproxima de uma ação Proporcional-Integral (PI).

O controlador PD (forma real)

$$C(s) = K_P \left( 1 + \frac{NT_D s}{T_D s + N} \right)$$

pode ser reescrito como

$$C(s) = K \frac{s+b}{s+\alpha b}$$

sendo

$$\alpha = N + 1$$
,  $b = \frac{N}{\alpha T_D}$  e  $K = \alpha K_P$ 

Ou seja, o controlador PD é um caso particular do controlador em avanço.

Seja um controlador em atraso. Fazendo  $\alpha$ =0 tem-se:

$$C(s) = K \frac{s+b}{s}$$

ou seja, um controlador do tipo PI:

$$C(s) = Kp\left(\frac{s + 1/T_I}{s}\right)$$

com

$$b = \frac{1}{T_I} \quad e \quad K = K_P$$

Assim, vê-se que controlador PI é um caso particular do controlador em atraso.

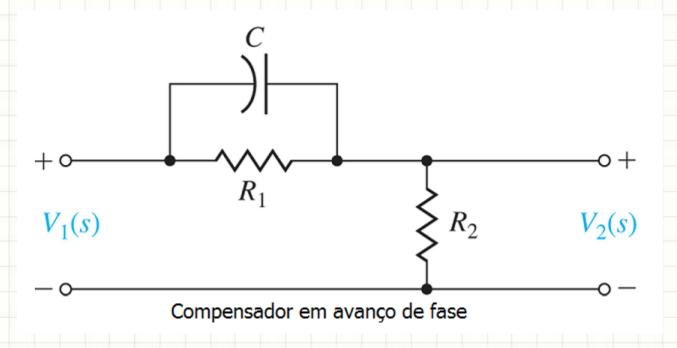
Combinando os controladores anteriores obtém-se o controlador em Avanço-Atraso de fase:

$$C(s) = K \underbrace{\left(\frac{s+b}{s+\alpha b}\right)}_{C_{AV}} \underbrace{\left(\frac{s+a}{s+\beta a}\right)}_{C_{AT}} \quad K, a, b > 0 \quad \alpha > 1$$

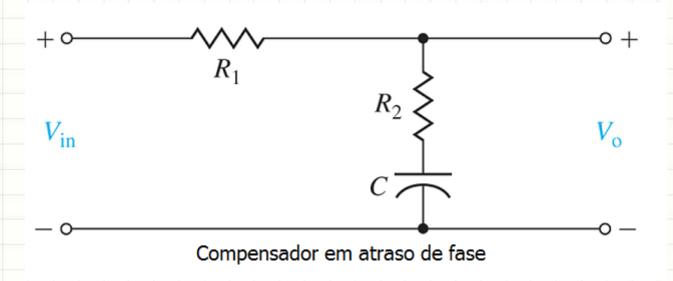
$$0 \le \beta < 1$$

Podem ser consideradas duas possibilidades:  $\alpha = \beta$  ou  $\alpha \neq \beta$ .

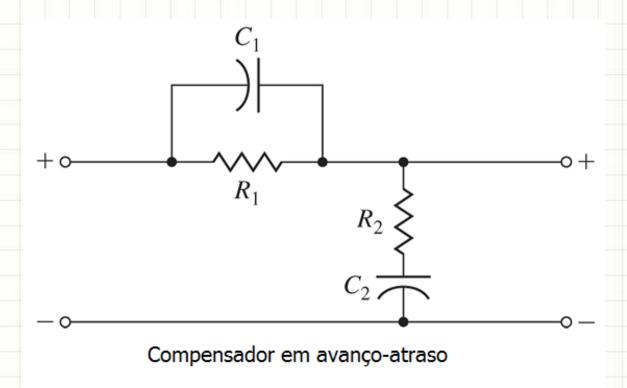
Observe que fazendo  $\beta$ =0, ou seja, transformando a parcela em atraso num controle PI, obtém-se um PID real (avanço-PI).



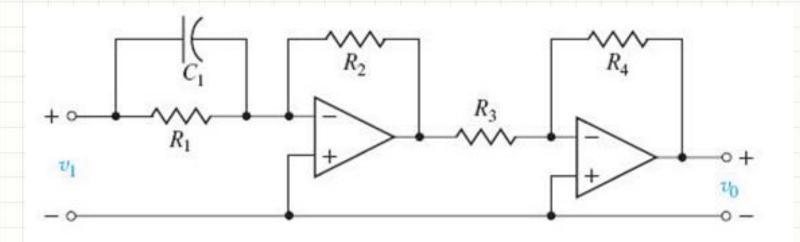
$$C_{AV}(s) = \frac{R_2(R_1Cs+1)}{R_1R_2Cs+R_1+R2}$$



$$C_{AT}(s) = \frac{R_2Cs+1}{(R_1+R_2)Cs+1}$$

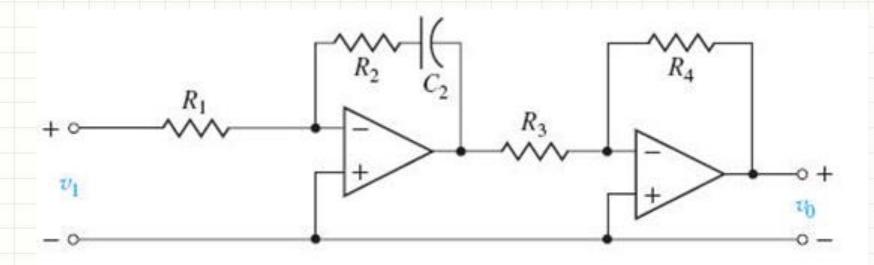


$$C_{AVT}(s) = \frac{(R_1Cs+1)/(R_2Cs+1)}{R_1R_2C_1C_2s^2 + (R_1C_1 + R_1C_2 + R_2C_2)s + 1}$$



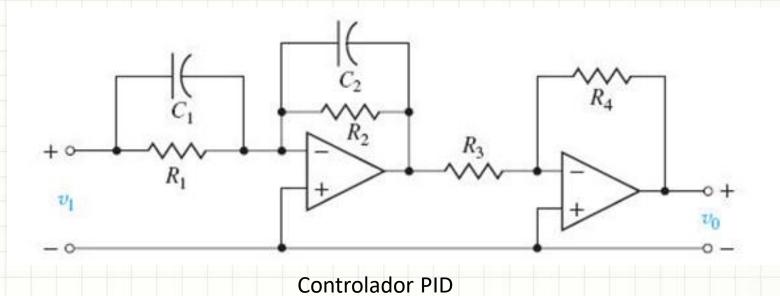
Controlador Proporcional-Derivativo (PD)

$$C_{PD}(s) = \frac{R_4 R_2}{R_3 R_1} (R_1 C s + 1)$$



Controlador Proporcional-Integral (PI)

$$C_{PI}(s) = \frac{R_4 R_2}{R_3 R_1} \left( \frac{R_2 C_2 s + 1}{R_2 C_2 s} \right)$$



$$C_{PID}(s) = \frac{R_4 R_2}{R_3 R_1} \left[ \frac{(R_2 C_2 s + 1)(R_2 C_2 s + 1)}{R_2 C_2 s} \right]$$

$$C(s) = \frac{R_4 R_2}{R_3 R_1} \left( \frac{R_1 C_1 s + 1}{R_2 C_2 s + 1} \right)$$
 Avanço  $se$   $R_1 C_1 > R_2 C_2$  Atraso  $se$   $R_1 C_1 < R_2 C_2$ 

