

7.2 İkinci Mertebe Sistemler

Basamak girdiye tepki

Diferansiyel denklem tanımı: $\tau^2 \frac{d^2 y}{dt^2} + 2\zeta\tau \frac{dy}{dt} + y = x(t)$

Transfer fonksiyonu: $G(s) = \frac{y(s)}{x(s)} = \frac{1}{\tau^2 s^2 + 2\zeta\tau s + 1}$

$$x(s) = \frac{1}{s} \text{ için } \longrightarrow y(s) = \frac{1}{s} \frac{1}{\tau^2 s^2 + 2\zeta\tau s + 1}$$

$$= \frac{1 / \tau^2}{s(s - p_1)(s - p_2)}$$

$$\text{Poles : } p_{1,2} = -\frac{\zeta}{\tau} \pm \frac{\sqrt{\zeta^2 - 1}}{\tau}$$

$\zeta < 1$ için : Komleks kökler, salınımlı yanıtım ; **UNDERDAMPED**

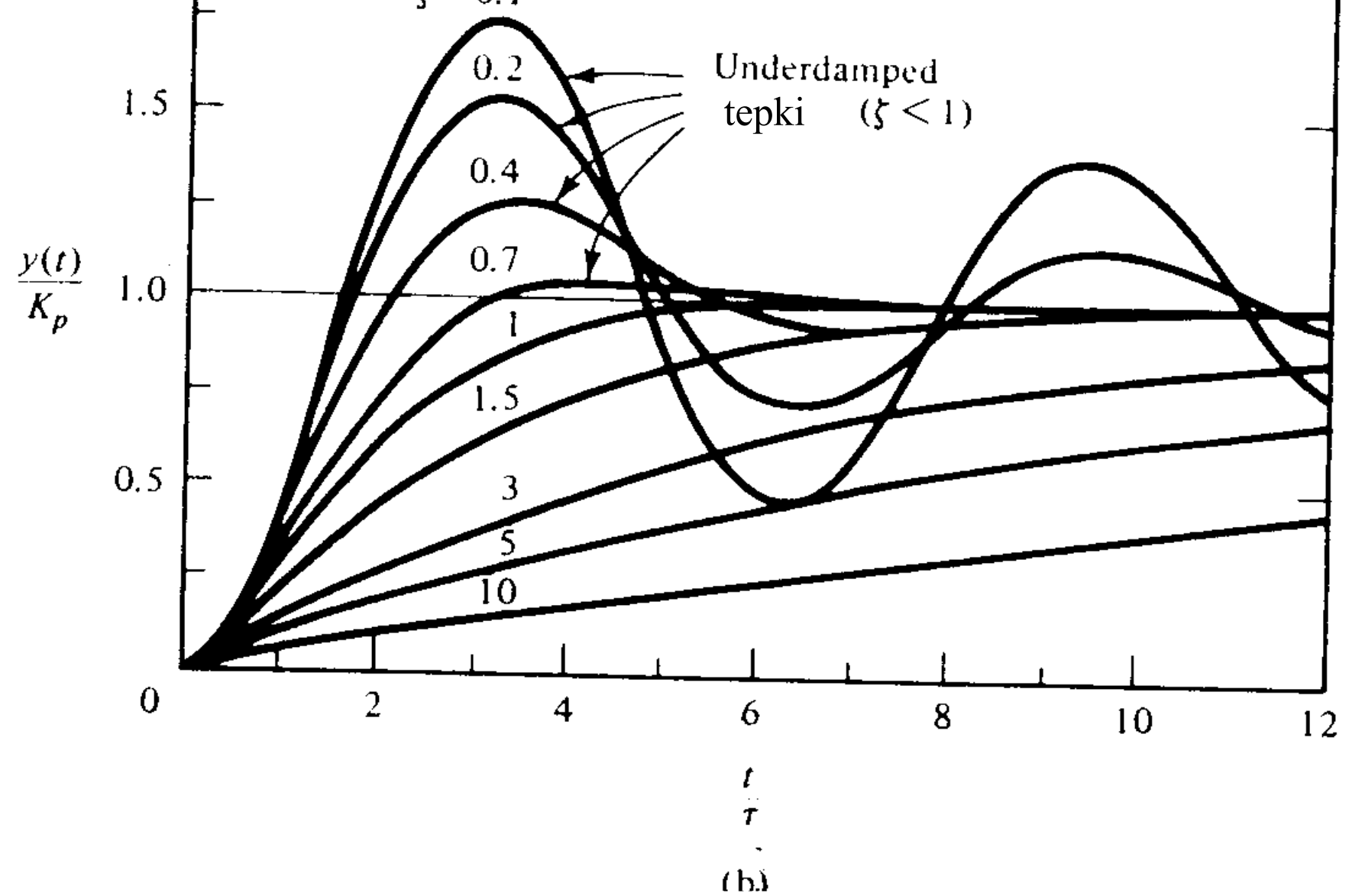
$\zeta = 1$ için : ‘LHP’ de gerçek bir kök ; **CRITICALLY DAMPED**

$\zeta > 1$ için : Gerçek kökler ; **OVERDAMPED**

$\zeta = \textit{Damping ratio}$

LHP : *Left Half Plane*

Kompleks sayı sisteminde dikey eksenin sol tarafındaki düzlem



2. Mertebe sistemin birim basamak değişimine yanıtı

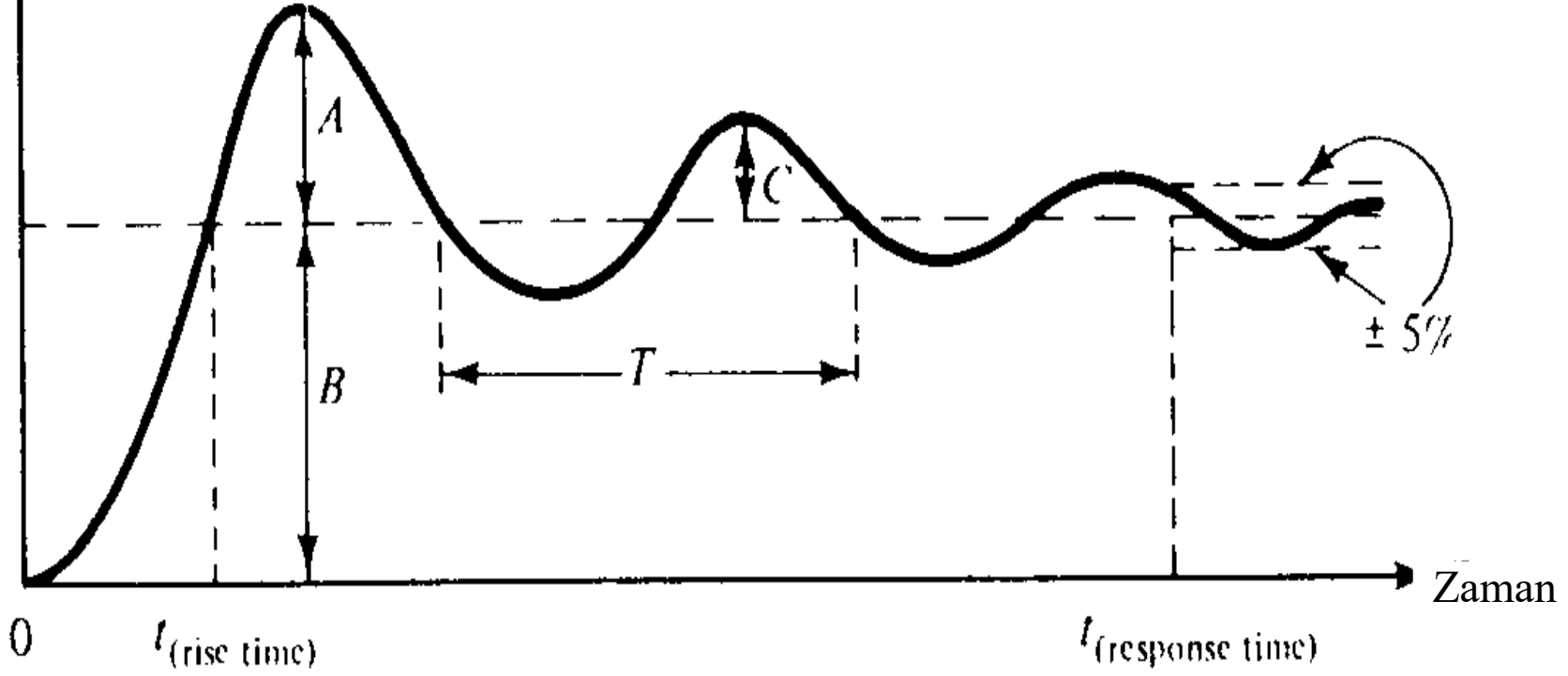
$\frac{y(t)}{K_p}$

A/B : Overshoot

Aşma

c/A : Decay ratio

Sönüm oranı



Underdamped tepkinin karakteristikleri

Frekans Yanıtımı

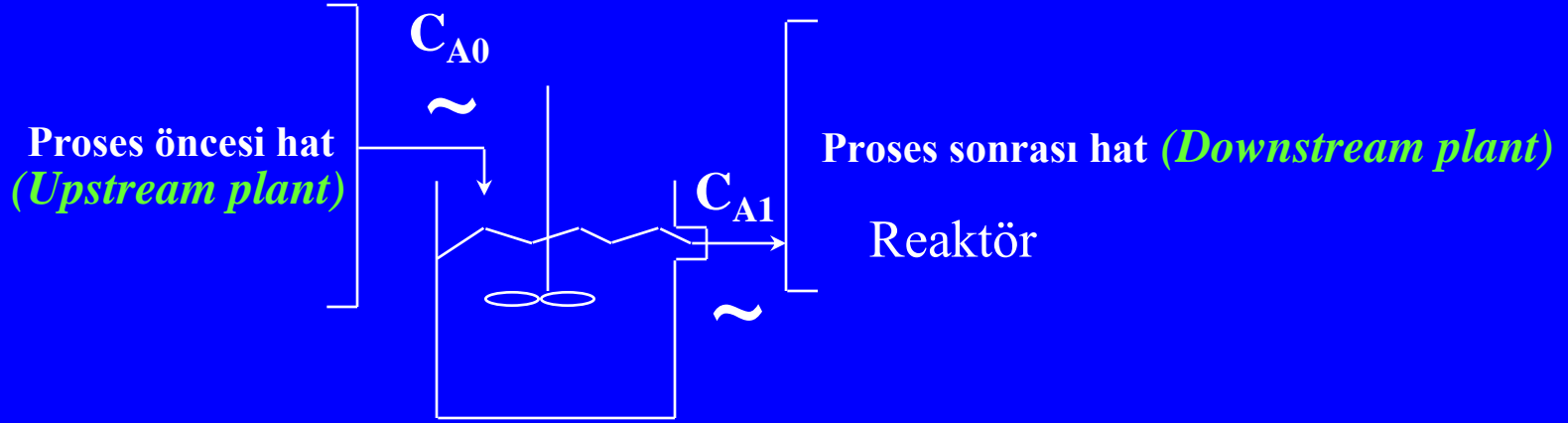
- ◆ Bazen girdilerdeki deęişimler periyodik olabilir

Bu durumda dinamik davranış, farklı frekanslardaki girdiler için incelenmelidir

- ◆ Prosesin yanıtımı, girdinin frekansına (*yavaş, hızlı, orta*) bağlıdır

Örneęin bazı durumlarda düşük veya hızlı frekanslarda önemli etkilenme gözlenmezken ara frekanslarda çıktının genliği girdininkinden çok daha yüksek olabilir

Birinci mertebeden, pratięe yönelik bir örnek ;



Bir reaktöre giren akımın derişimi, reaktörün kaldırabileceği sınırların ötesinde bir genlikte salınmaktadır. Bunu önlemek üzere proses öncesi hatta değişiklik yapılamamaktadır. Ancak, reaktör öncesine bir *drum* yerleştirilmesi düşünölebilir. Reaktör girişindeki (*drum* çıkışı) salınımların genliğinin $\pm 20 \text{ g/m}^3$ den büyük olmaması için gerekli en az *drum* hacmi ne kadardır?

Veriler:

- Hacimsel debi, $F = 1 \text{ m}^3/\text{dk}$
- C_{A0} daki salınımlar 200 g/m^3 etrafında 5 dk periyodlu ve 200 g/m^3 genlikli sinüs dalgası halindedir

Çözüm: Karıştırmalı tank modeli daha önce çıkarılmıştı

Giriş fonksiyonu $C_{A0} = A \sin(\omega t)$

$$V \frac{dC_{A1}}{dt} = F(A \sin(\omega t)) - FC_{A1}$$

Bu denklemin çözümü integral faktörü veya Laplace transformu yoluyla bulunabilir

$$C_{A1}(s) = \frac{A\omega}{\tau} \frac{1}{(s + \frac{1}{\tau})(s^2 + \omega^2)} \quad \text{Burada; } \tau = \frac{V}{F}$$

Zaman alanına dönüştürülürse, çıkış derişiminin zamanla değişimi şöyle olacaktır

$$C_{A1}(t) = \frac{A\omega \tau}{1 + \tau^2\omega^2} e^{-t/\tau} + \frac{A}{\sqrt{1 + \tau^2\omega^2}} \sin(\omega t + \phi)$$

Bu denkleme göre çıkıştaki salınımların genliği bellidir [A / (.)]

Çıkış salınımlarının genliği en fazla 20 olabilir.

→ Öyleyse;

$$|C_{A1}|_{\max} = \frac{A}{\sqrt{1 + \tau^2 \omega^2}} = 20$$

Buradan prosesin zaman sabiti τ elde edilebilir.

Öte yandan, $V = \tau F$ olduğuna göre yukardaki en fazla salınımı karşılayabilecek *drum* hacmi bulunabilir:

$$V = \tau F = F \frac{\sqrt{\left(\frac{A}{|C_{A1}|_{\max}}\right)^2 - 1}}{\omega} = 1.0 \frac{\sqrt{(200/20)^2 - 1}}{2\pi / 5} = 7.9 \text{m}^3$$

Bölüm 8. KONTROL EYLEMLERİNİN YANITIMA ETKİSİ

■ P Kontrol:

$$G_c = K_c$$

$$G_m = G_f = 1 \text{ alalım}$$

Birinci merteye bir sistem:

$$G_p = \frac{K_p}{\tau_p s + 1} \quad G_d = \frac{K_d}{\tau_d s + 1}$$

Bunları kapalı devre transfer fonksiyonlarına yerleştirelim;

$$y = \frac{K_p'}{\tau_p' s + 1} y_{sp} + \frac{K_d'}{\tau_p' s + 1} d$$

$$\tau_p' = \frac{\tau_p}{1 + K_p K_c}$$

$$K_p' = \frac{K_p K_c}{1 + K_p K_c}$$

$$K_d' = \frac{K_d}{1 + K_p K_c}$$

Servo problemi için (yani, $d=0$) y_{sp} de basamak değişimi:

$$y(s) = \frac{K_p'}{\tau_p' s + 1} \frac{1}{s}$$

$$y(t) = K_p' (1 - e^{-t/\tau_p'})$$

Son yanıtım istenen yeni set noktasına ulaşamaz !!!

Offset = (Yeni set noktası) - (Yanıtımın son değeri)

$$= 1 - K_p' = 1 - \frac{K_p K_c}{1 + K_p K_c} = \frac{1}{1 + K_p K_c}$$

Teorik olarak, $K_c \rightarrow \infty$ gittiği zaman offset $\rightarrow 0$

 **Ama bunun bedeli pahalı olabilir: Kararsızlık !!!**

 **Ödev : Regulator problem için durumu tartışınız.**

Geri Beslemeli Kontrol Edici Eylemleri

Oransal Kontrol (P)

$$c(t) = K_c \varepsilon(t) + c_s$$

Oransal Kazanç

BIAS sinyali : $\varepsilon = 0$ durumundaki sinyal

Sapma değişkeni : $C(t) = c(t) - c_s$

$$C(t) = K_c \varepsilon(t)$$

$$\therefore G_c(s) = K_c$$

Oransal Bant : $PB = 100 / K_c$

Oransal - Integral Kontrol (PI)

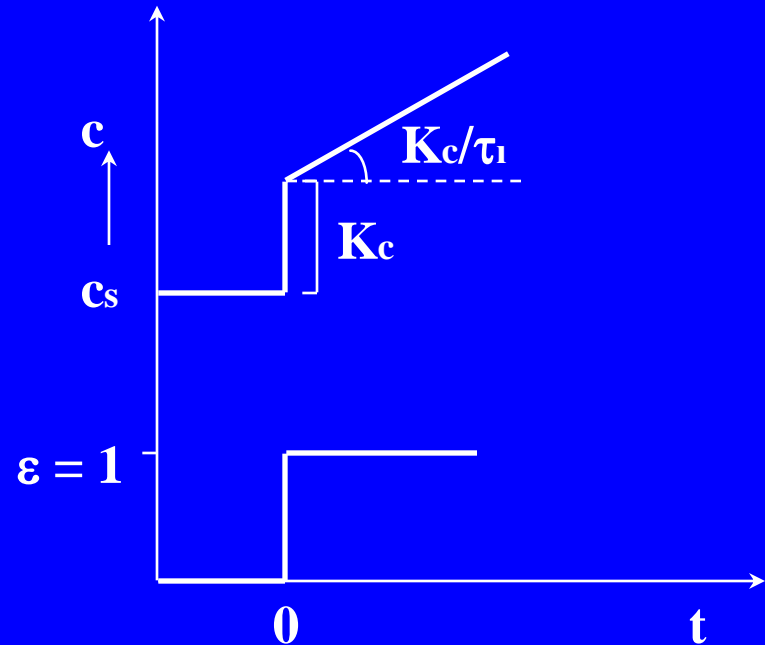
$$c(t) = K_c \varepsilon(t) + \frac{K_c}{\tau_I} \int_0^t \varepsilon(t) dt + c_s$$

İntegral zaman sabiti

$$C(t) = K_c \varepsilon(t) + \frac{K_c}{\tau_I} \int_0^t \varepsilon(t) dt$$

Laplace dönüşümü:

$$G_c(s) = K_c \left(1 + \frac{1}{\tau_I s} \right)$$



Oransal - Integral - Türev Kontrol (PID)

$$C(t) = K_c \varepsilon(t) + \frac{K_c}{\tau_I} \int_0^t \varepsilon(t) dt + \underbrace{K_c \tau_D}_{\text{RATE; PRACT}} \frac{d\varepsilon}{dt}$$

Laplace dönüşümü:

$$G_c(s) = K_c \left(1 + \frac{1}{\tau_I s} + \tau_D s \right)$$

Kontrol yok

Oransal kontrol

PI

PID

PI

Zaman

Geribesleme kontrolde tipik
proses tepkileri

