

# Szabályozástechnika 30.

## A szabályozás rendszertechnikai méretezése – 9.

Dr. Szilágyi Béla – Dr. Juhász Ferencé

Folytatjuk a szabályozó polinomiális tervezési módszerének tárgyalását. Ennek során ismertetünk egy olyan MATLAB-alapú tervezőprogramot, amely egy adott,  $W_p(s)$  átviteli függvényével leírt folyamathoz megtervezi a  $W_c(s)$  átviteli függvénnyel reprezentált szabályozási algoritmust, miközben a zárt rendszer  $N(s)$  karakterisztikus polinómjának  $p_R$  gyökeire (a zárt rendszer pólusaira) előírásokat teszünk. Az eljárás kidolgozása és a méretező program elkészítése Tuschák munkáin alapszik.

### A $P(s)$ és a $H(s)$ polinomok együtthatóinak számítása

A lineáris egyenletrendszer megoldása:

$$p_0 = -282,7344, p_1 = -320,7031, p_2 = -320,3125, p_3 = -156,2500, \\ h_1 = 23, h_2 = 780,4688.$$

A követelményeket kielégítő szabályozó átviteli függvénye pedig:

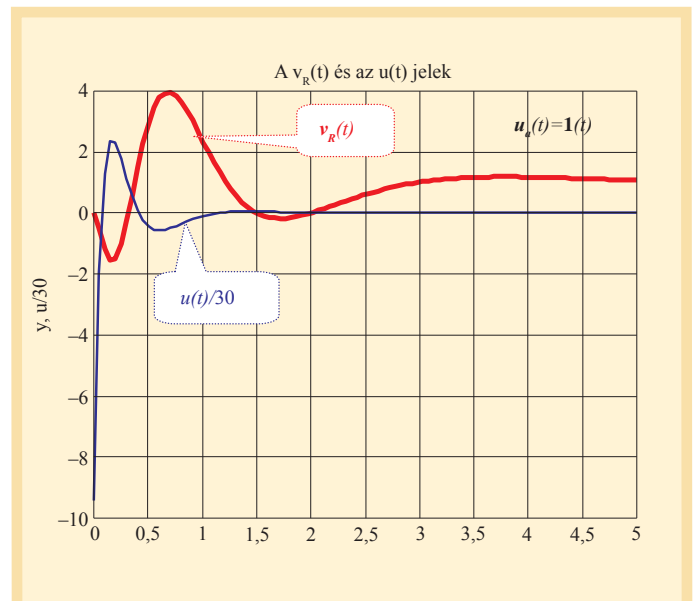
$$W_c(s) = \frac{P(s)N_{pk}(s)}{A(s)H(s)M_{pk}(s)} = \\ = \frac{-(282,7344s^3 + 320,7031s^2 + 320,3125s + 156,25)(s+2)(s+3)}{s^2(s^2 + 23s + 780,4688)(s+5)}$$

A kapott eredményekkel – MATLAB-támogatást felhasználva – számítsuk ki a zárt rendszer  $v_R(t)$  átmeneti függvényét, az  $u(t)$  irányítójelet és a rendszer gyökhelygörbéjét!

```
R=2*[1 -4];Mpk=[1 5];L=[1 -1 0];
Npk=conv([1 2],[1 3]);
Mp=conv(R,Mpk);Np=conv(L,Npk);
A=[1 0 0];
P=-[282.7344 320.7031 320.3125 156.25];
H=[1 23 780.4688];
Mc=conv(P,Npk);Nc=conv(A,conv(H,Mpk));
[Mo,No]=series(Mc,Nc,Mp,Np);
[M,N]=cloop(Mo,No);
[Mu,Nu]=feedback(Mc,Nc,Mp,Np); step(M,N); pause;
t=linspace(0,5,100);
vR=step(M,N,t); grid on; pause;
u=step(Mu,Nu,t); pause
plot(t,vR,t,u); grid;
title('A vR(t) és az u(t) jelek'); pause;
rlocus(Mo,No); pause
```

A programfutás eredményeiből a  $v_R(t)$  átmeneti függvényt és az  $u(t)$  irányítójelet időfüggvényét az 1. ábrán közöljük.

Kétségeket támaszthat az  $u(t)$  irányítójelet  $u(0) = -282,73$  értéke. Ennek magyarázata a zárt rendszer előzetesen felvett pólusai-ban rejlik. A  $p_{R1,2} = -1 \pm j$  domináns pólus mellé felvett további



1. ábra A  $v_R(t)$ - és  $u(t)$ -jelek grafikonjai

$p_{R3,4,5,6} = -5$  pólusok a zárt rendszerre olyan transzienseket írnak elő, amelyek eredményeként a  $v_R(t)$  kb. 3,5 időegység alatt beáll a  $v_R(3,5) \approx 1 = v_R(\infty)$  értékére. Ezt a gyors működést az  $u(t)$  irányítójelet túlzérelése okozza. Ha a gyorsaságra engedményeket teszünk (például azzal, hogy  $p_{R3,4,5,6} = -1$  pólusokat választunk), a beállítás hosszabb időt vesz ugyan igénybe, de a túlzérelés is elfogadható értékre csökken.

### Polinomokon alapuló – a szabályozótervezést támogató – MATLAB-program'

Az előzőekben ismertetett tervezési módszert – a polinomokat tartalmazó karakterisztikus egyenletre építve – Tuschák dolgozta ki, elkészítve ennek MATLAB-alapú – a tervezést automatikusan végrehajtó – számítógépes eljárását is<sup>2</sup>. Erre alapozva közöljük az alábbi programot. Ez tetszőleges, transzcendens tényezőt (holt-időt) nem tartalmazó,  $W_p(s) = M_p(s)/N_p(s)$  átviteli függvénnyel leírt, lineáris folyamathoz megtervezi a  $W_c(s) = M_c(s)/N_c(s)$  átviteli függvényű, soros kompenzációs szabályozót. A tervezés elve

1 Irodalom: Tuschák R.: Szabályozó tervezése a zárt rendszer karakterisztikus egyenlete alapján. BME Automatizálási és Alkalmazott Informatikai Tanszék belső kiadványa. Az itt közölt program Tuschák programja alapján készült.

2 Tuschák hasonló méretezési eljárást és programot a diszkrét szabályozó tervezésére is kidolgozott, ennek ismertetésére itt nem kerül sor.

azon alapszik, hogy a zárt rendszer karakterisztikus egyenletének gyökeit (a  $p_R$  pólusokat) előzetesen definiáljuk. A  $p_R$  értékeinek előírásakor mértéktartás kívánatos, mivel a rendszer gyorsítása az  $u(t)$  irányítójel túlvezérlésével lehetséges.

```

echo on
% =====
% Méretező program(sorozat4.m fajl)
% A program kiszámítja az Mp/Np=R(s)Mpk(s)/[L(s)
% Npk(s)] átviteli függvényű
% folyamathoz a szabályozó Mc/Nc átviteli függvé
% nyét. Méretezési feltétel:
% a zárt rendszer MR/NR eredő átviteli függvényének
% előírt pólusainak
% biztosítása.
% R(s) a folyamat nem kompenzálható zérusainak po
% linomja.
% L(s) a folyamat nem kompenzálható pólusainak po
% linomja.
% A(s) az alapjel azon pólusainak polinomja, ame
% lyeket a statikus hiba
% kiküszöbölése miatt a felnyitott körbe célszerű
% beiktatni.
% S az előírt pólusok sorvektora.
% Mc=P(s)Npk(s), Nc=A(s)H(s)Mpk(s)
% P(s), H(s) a meghatározandó polinomok.
% N(s)=A(s)H(s)L(s)+P(s)R(s) a rendszer előírt ka
% rakterisztikus polinomja.
% n,mp,np,r,l,a,p,h, polinom fokszámok.
% =====
% Adatmegadás
% =====
Mpk=input('Mpk=');Npk=input('Npk=');
R=input('R=');L=input('L=');
Mp=conv(R,Mpk);Np=conv(L,Npk);
A=input('A=');S=input('S=');N=poly(S);
N=real(N); % A méretezés előírásai
% =====
% A méretezés
% =====
% A p,h,n fokszámok számítása
% =====
np=length(Np)-1;mp=length(Mp)-1;
r=length(R)-1;l=length(L)-1;
a=length(A)-1;n=length(N)-1;h=np-mp-1+r;
p=a+1-1;o=a+1;n1=h+a+1;n1
if n1~=n
error('előírt pólusok száma n1 kell...
hogyan legyen');end;
if Np(1)~=1
Mp=Mp/Np(1);Np=Np/Np(1);end;
% =====
% A P(s) és H(s) polinomok számítása
% =====
O=conv(A,L);clear V;clear G;
for j=1:h;
V(:,j)=[zeros(1,j-1),O,zeros(1,h+p+1-j-o)'];end;
for j=(h+1):(p+h+1);
V(:,j)=[zeros(1,j-1-r),R,zeros(1,p+h+1-j)'];end;
G1=N(2:(n+1))';
G2=[O(2:(o+1)),zeros(1,p+h+1-o)'];G=G1-G2;
F=(V\G)';

```

```

H=[1,F(1:h)];H=real(H);P=F((h+1):(p+h+1));
P=real(P);
disp('P=');disp(P);disp('H=');disp(H);pause;
Mc=conv(P,Npk);Mc=real(Mc);Nc1=conv(A,H);
Nc=conv(Nc1,Mpk);Nc=real(Nc);
printsys(Mc,Nc,'s');pause;
% A méretezett szabályozó átviteli függvénye
disp('A méretezés vége');
% =====
% A méretezés ellenőrzése
% =====
Mo=conv(P,R);Mo=real(Mo);No=conv(L,Nc1);
No=real(No);
[M,N]=cloop(Mo,No);[Mu,Nu]=feedback(Mc,Nc,Mp,Np);
pR=roots(N);disp(pR);
step(M,N);grid;
title('A zárt rendszer vR(t)átmeneti függvénye');
pause;step(Mu,Nu);grid;
title('Az u(t) irányító jel');pause;
rlocus(Mo,No);grid;
title('A rendszer gyökhelygörbéje');pause;
disp('Az ellenőrzés vége');
% =====

```

A program önbeálló, minimumfázisú folyamatokhoz is képes a szabályozó megtervezésére. Ezekben az esetekben – mivel a folyamatnak nincsenek labilis pólusai és „labilis zérusai” – az  $R(s)$  konstans, az  $L(s)$  pedig a nem kompenzálható stabilis pólusok polinomja.

**Példa**

A folyamat átviteli függvénye, ennek a méretező programhoz előkészített alakja, valamint az egyes polinomok fokszámai:

$$\begin{aligned}
 W_p(s) &= \frac{M_p(s)}{N_p(s)} = k_p \frac{1 - s\tau}{(1 + sT_1)(1 + sT_2)(1 + sT_3)^3} = \\
 &= 5 \frac{1 - 2s}{(1 + 20s)(1 + 10s)(1 + s)^3} = \frac{-\frac{10}{200}s + \frac{5}{200}}{(s + \frac{1}{20})(s + \frac{1}{10})(s + 1)^3} = \\
 &= \frac{-0.05s + 0.025}{(1 + s)^3} \frac{1}{(s + 0.05)(s + 0.1)} = \frac{R(s) M_{pk}(s)}{L(s) N_{pk}(s)} \\
 R(s) &= -0.05s + 0.025 \quad L(s) = (s + 1)^3 = s^3 + 3s^2 + 3s + 1 \\
 M_{pk}(s) &= 1 \quad N_{pk}(s) = (s + 0.05)(s + 0.1) = s^2 + 0.15s + 0.005 \\
 n_p &= 5, \quad m_p = 1, \quad r = 1, \quad l = 3, \quad a = 1, \\
 n_R &= n_p - m_p + r + a + l - 1 = 5 - 1 + 1 + 1 + 3 - 1 = 8
 \end{aligned}$$

Az adatok között szereplő  $a=1$  érték felvételekor a szabályozó átviteli függvényének a nevezőjében olyan  $A(s)$  polinomot választunk, amelynek eredményeként az önbeálló folyamatot integráló szabályozóval működtethetjük, biztosítva a nyitott kör átviteli függvényének az  $i=1$  típusszámot. Célszerűen ezért  $A(s)=s$  és  $a=1$ . A program indítása után az  $M_{pk}, N_{pk}, R, L, A, S$  adatok bekérése történik:

```
Mpk=1
Npk=conv([1 1/20],[1 1/10])% [1.000 0.150 0.005]
R=[-0.0500 0.0250]
L=conv([1 1],conv([1 1],[1 1]))% [1 3 3 1]
A=[1 0]
S=[-0.5*(-1+i) -0.5*(-1-i) -1 -1 -1 -1 -1 -1]
```

Az  $S$  sorvektorban az eredő rendszer  $N_R(s)$  karakterisztikus egyenletének gyökeit (a rendszer  $p_R$  pólusait) kell megadni. Ez most – miután  $N_R(s)$  fokszáma  $n_R=8$  – nyolc db pólus megadását jelenti. Ezek elvileg tetszőleges értékek, a stabilitás alapkövetelménye miatt azonban kizárólag csak negatív valósrésű pólusokat szabad felvenni. Ezek a pólusok szabják meg a zárt rendszer transzienseinek időbeli lefolyását, a transziensek összetevői ugyanis  $exp(p_{Ri}t)$  szerint „csengenek le”. A gyors beállítás miatt a  $p_{Ri}$  pólusokat (a lehetőségek korlátai között) minél kisebbre (minél nagyobb negatív számra) kellene választani – annak érdekében, hogy a transziensek gyorsan „eltűnjenek” –, de mint már korábban is említettük, a mértéktartás indokolt. A rendszert ugyanis az  $u(t)$  irányítójel túlvezérlése gyorsítja, és ha a gyorsasági igényünk nem mértékletes, jelentős túlvezérlésre kell számítani. Miután a folyamat nagy időállandóiból származó pólusokat (az  $N_{pk}(s)$  gyökeit) a szabályozó zérusaival „eltüntetjük”, a nyitott kör jelentősen felgyorsul. A bent maradó, egymásra torlódó időállandók értéke:  $T_3=1$ , amihez  $p_3=-1$  nyitott körű pólus tartozik. Mindezek miatt a zárt rendszer pólusaira (első közelítésben) előírhatunk egy  $p_{R1,2}=-0.5(1\pm j)$  domináns póluspárt, és további  $p_{R3,4,5,6}=-1$  pólusokat. **A tervezés célja annak a szabályozási algoritmusnak a megalkotása, amelynek alkalmazásával a zárt szabályozási rendszer ezekkel az előírt pólusokkal rendelkezik.** A programfutás eredményeként előállított  $P(s)$  és  $H(s)$  polinomok:

$$P(s) = 20s^3 + 60s^2 + 60s + 20,$$

$$H(s) = s^4 + 4s^4 + 6,5s^2 + 5,5s + 3,5.$$

A méretezett szabályozó átviteli függvénye ennek alapján:

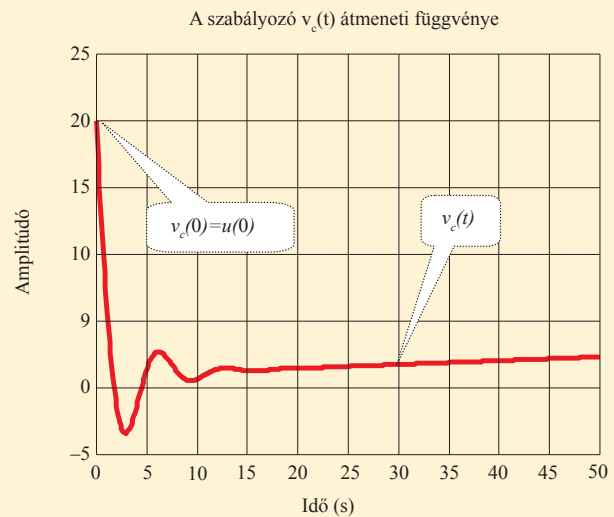
$$W_c(s) = \frac{M_c(s)}{N_c(s)} = \frac{P(s)N_{pk}(s)}{A(s)H(s)M_{pk}(s)} =$$

$$= \frac{20s^5 + 63s^4 + 69,1s^3 + 29,3s^2 + 3,3s + 0,1}{s^5 + 4s^4 + 6,5s^3 + 5,5s^2 + 3,5s}$$

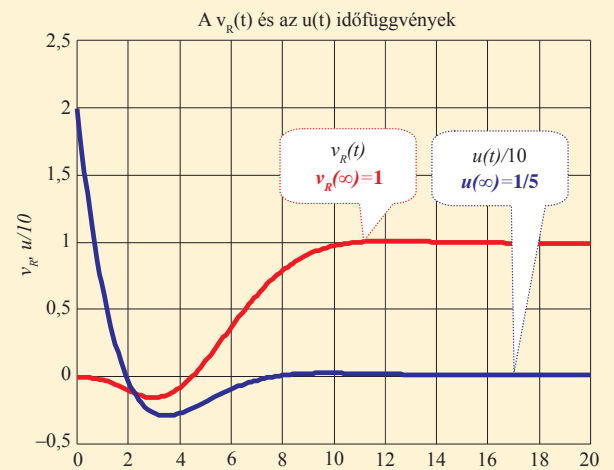
A méretező program ábrázolja a szabályozó  $v_c(t)$  átmeneti függvényét (2. ábra). Ez magán viseli a PID-szabályozó átmeneti függvényének jellegét. A  $W_c(s)$  átviteli függvényből vagy pedig a  $v_c(t)$  átmeneti függvényből látható a jelentős mértékű túlvezérlés ( $u(0)=20$ ).

A programfutás eredményei közül megadjuk a zárt rendszer  $v_R(t)$  átmeneti függvényének és az  $u(t)$  irányítójelnek is az időbeli grafikonjait is (3. ábra).

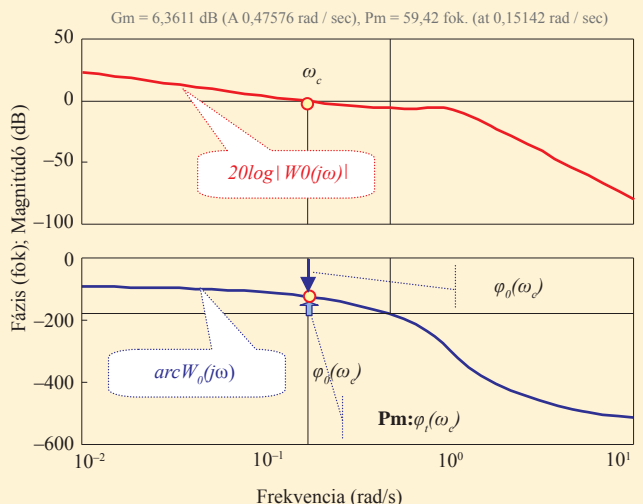
Az eredményeket értékelve a rendszer kb.  $T_d \approx 10$  időegység alatt jól megközelíti nyugalmi állapotát,  $\sigma$  túllendülése is elfogadható. Az integrálszabályozásnak köszönhetően  $v_R(\infty)=1$ , ezért az állandósult hiba zérus. Az  $u$  irányítójel állandósult értéke  $u(\infty)=1/k_p=1/5$ . Némi gondot csupán az irányítójel  $u(0)=20$  értékű túlvezérlése jelenthet. Ha az eredményként kapott transziens folyamatokkal *elégedetlenek* vagyunk, az  $S$  vektorba más és más  $p_R$  pólusokat definiálva, a számításokat egyszerűen ismételhjük. A program lefutását követően a vezérlés visszake-



2. ábra A szabályozó  $v_c(t)$  átmeneti függvénye



3. ábra A zárt rendszer  $v_R(t)$  átmeneti függvényének és az  $u(t)$  irányítójelnek időbeli grafikonjai



4. ábra A nyitott kör frekvenciafüggvényének Bode-diagramjai

rül a **MATLAB** alá, és mivel többek között az  $M_0, N_0$  változóknál a nyitott kör adatai rendelkezésre állnak, alkalmunk van további tájékozódásra is. Így például a **margin** ( $M_0, N_0$ ) utasítással megnézhetjük a nyitott kör frekvenciafüggvényének *Bode*-diagramjait (4. ábra).

Ebből láthatóan a vágási körfrekvencia  $0,15142 \text{ rad/s}$ , a fázistöbblet  $59,42^\circ$ .

A bemutatott méretezési eljárás természetes tulajdonsága, hogy a hagyományos, **másodfokú** algebrai törttel leírt **PID**-típusú szabályozó helyett itt olyan szabályozót kapunk, amelyben a polinomok fokszáma kettőnél lényegesen nagyobb is lehet. Ezért az analóg áramkörökkel történő realizálás nehézkes. Ha viszont a szabályozót a folyamatirányító digitális számítógépen futó program jeleníti meg, a magas fokszám már nem jelent lényeges problémát.

### A szabályozó hangolásának gyakorlati módszerei

A kompakt szabályozó szerkezeti kialakítása általában a **P**-, **I**- és **D**-tagok párhuzamos kapcsolását alkotó struktúra elvén épül fel (**PID**-szabályozó), a beállítható paraméterek a  $K_c$  (*arányossági tartomány*), a  $T_I$  (*integrálási idő*) és  $T_D$  (*differenciálási idő*) adatok. A struktúra mindhárom csatornája tetszőlegesen ki- vagy beiktatható. Ezzel – ugyanazon eszköz alkalmazásával – többféle szabályozótípus hozható létre. A szabályozás rendszertechnikai méretezéséhez (és ebben az aszimptotikus *Bode*-diagramok használatához) a **PI**- és **PD**-fokozat soros kapcsolásából álló struktúra az előnyös (ez lényegében a  $W_c(s)$  átviteli függvény pólus – zérus alakjának felel meg), ezért a **PIPD**-alaknak a méretezéskor meghatározott  $k_p, T_p, T_d$  és  $T$  paramétereit át kell számolni a kompakt szabályozón beállítható **PID**<sup>3</sup>-alak  $K_c, T_p, T_d$  és  $T$  adataira.

A **PID**-szabályozó  $K_c, T_p, T_d$  paramétereinek beállítására számos olyan módszert is kidolgoztak, amelyek elvi lényege a zárt rendszeren végzett mérési eljárásokra (*Ziegler – Nichols* belengetéses módszere, *Aström* relés módszere stb.), ill. a folyamat kísérletileg meghatározott  $v_p(t)$  átmeneti függvényének különféle közelítéseire (*Ziegler – Nichols, Oppelt, Chien – Hrones – Reswick, Aström – Hagglund, Strejc, Truxal, Reinisch, Frigyes* stb. módszerek) épülnek fel.

### Ziegler – Nichols módszere

A mérési eljárás feltételezi, hogy az üzemben lévő zárt szabályozási rendszert a szabályozó **I**- és **D**-csatornájának kikapcsolásával és a  $K_c$ -erősítés növelésével a stabilitás határhelyzetébe lehet hozni<sup>4</sup>. Ebben a stabilitási határhelyzetben üzemelő zárt szabályozási rendszerben a szabályozó kritikus átviteli tényezője  $K_c = K_{ckrt}$ , és a hatásláncon belüli minden belső jel  $T_{KR}$  periódusidővel harmonikus lengőmozgást végez. *Ziegler – Nichols* a szabályozó paramétereit a  $K_{ckrt}$  és a  $T_{KR}$  mérési eredmények alapján az alábbi értékekre javasolja beállítani:

Szabályozó típusa	$K_c$	$T_I$	$T_D$
P	$0,50K_{ckrt}$		
PI	$0,45K_{ckrt}$	$0,85T_{KR}$	
PID	$0,60K_{ckrt}$	$0,50T_{KR}$	$1,25T_{KR}$

3 A szabályozó szerkezeti megvalósítása során a **P**-, **I**- és **D**-fokozatokon túlmenően sokféle járulékos berendezés is a szabályozó szerves részét képezi (energiaellátó egységek, a kézi – automatikus átkapcsolás berendezései, a beavatkozó szerv telítések az „elintegrálódást” megakadályozó áramkörök, analóg – digitál és digitál – analóg átalakítók, kezelőszervek és kijelzők, védelmek stb.).

4 A folyamatot felügyelő technológusok az ilyen kísérletekhez ritkán adják beleegyezésüket.

A szabályozó paramétereinek ilyen beállítása a zárt szabályozási rendszer  $v_R(t)$  átmeneti függvényének kb.  $\sigma \approx 40\%$  túllendülését eredményezi, ezért csak akkor használható, ha az alapjel, ill. a zavarójelek lassan változnak. A módszer fontos tulajdonsága, hogy nem igényli a folyamatmodell ismeretét, de végrehajtása nagy körültekintést igényel.

### Strejc módszere

*Strejc* egyik eljárása a szabályozott folyamat identifikált<sup>5</sup>  $v_p(t)$  átmeneti függvényén alapszik. A folyamatot olyan matematikai modellel közelíti, amelynek átviteli függvénye  $n$  darab, egymással azonos időállandót tartalmaz:

$$W_p(s) = \frac{k_p}{(1 + sT)^n}$$

Az ilyen átviteli függvénnyel rendelkező folyamathoz *Strejc* a szabályozó paramétereinek az alábbi értékeit javasolja beállítani:

Szabályozó típusa	$K_c$	$T_I$	$T_D$
P	$\frac{1}{k_p(n-1)}$		
PI	$\frac{n+2}{k_p(n-1)}$	$\frac{T(n+2)}{3}$	
PID	$\frac{7n+16}{k_p(n-2)}$	$\frac{T(7n+16)}{15}$	$\frac{T(n+1)(n+3)}{7n+16}$

Több, különféle folyamatmodellre vonatkozó beállítási szabály az irodalomban található<sup>6</sup>.

A szabályozás klasszikus formája a soros kompenzáció, amikor a folyamattal soros kapcsolást alkotó szabályozó paramétereinek tervezett megválasztásával úgy alakítjuk a felnyitott hatáslánc dinamikus tulajdonságait, hogy a zárt szabályozás az érték tartási és követési követelményeknek megfelelően. A **PID** szabályozási algoritmus egyrészt az állandósult hiba csökkentése érdekében integráló tulajdonságot visz a nyitott hurokba, másrészt a gyors működés eléréséhez két zérusával kompenzálja a folyamat két legnagyobb időállandójából származó pólusait. A minőségi követelmények kielégítéséhez egy más eljárás szerint a folyamat állapotváltozóinak a bemenetre történő visszacsatolásával is célt lehet elérni. Ennek előnye abban mutatkozik meg, hogy a folyamat pólusait (vagy időállandóit) tetszőlegesen módosíthatjuk, illetve a labilitást okozó pólusokat is a stabilis tartományba áthelyezhetjük. A cikksorozat soronkövetkező részeiben az állapotvisszacsatolással megvalósítható szabályozás témakörével foglalkozunk.

(Folytatjuk!)

szbela12@gmail.com, fjuhaszne@gmail.com

5 Folyamatidentifikáció: A folyamaton – megtervezett kísérletek alapján – végzett mérések eredményeinek feldolgozása a folyamat matematikai modelljének (például az átviteli függvényének) meghatározása céljából.

6 *Keviczky László – Bars Ruth – Heithéssy Jenő – Barta András – Bányász Csilla: Szabályozástechnika. Műegyetemi Kiadó 2006.*