

# Ipari kemencék PID irányítása

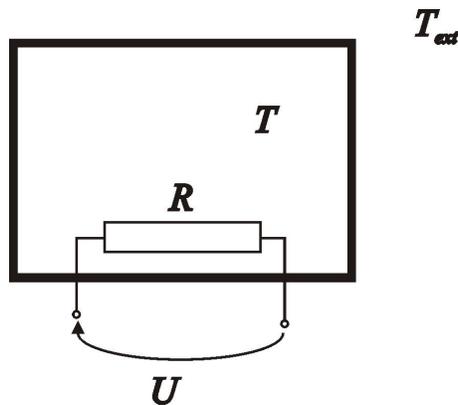
## 1. A gyakorlat célja:

Az ellenállással melegített ipari kemencék modelljének meghatározása. A Opt PID tervezési módszer alkalmazása ipari kemencék irányítására. Az ipari kemencék szabályozási hurkának szimulációja.

## 2. Elméleti bevezető:

### 2.1. A kemence modellje

Ellenállással melegített kemencék egyszerűsített matematikai modelljét a kemence hőegyensúlya alapján lehet felírni: az ellenállás által termelt hő egy része eltárolódik a kemence tömegében, a többi pedig a hővezetés jelensége alapján átadódik a környezetnek.



1 Ábra: Ellenállással melegített kemence vázlata

Az ellenálláson termelődött hő  $dt$  idő alatt:

$$\Delta Q_i = \frac{U^2}{R} dt \quad (1)$$

ahol  $R$  az ellenállás értéke,  $U$ - az ellenállásra kapcsolt feszültség.

A környezetnek leadott hő  $dt$  idő alatt:

$$\Delta Q_s = \lambda S(T - T_{ext})dt \quad (2)$$

ahol  $S$  a kemence felülete,  $\lambda$  a felület hővezetési állandója,  $T$  a hőmérséklet a kemencében,  $T_{ext}$  a környezet hőmérséklete.

A kemence által tárolt hőmennyiség:

$$\Delta Q_m = McdT \quad (3)$$

ahol  $M$  a kemence tömege,  $c$  a kemence fajhője.

Az (1), (2), (3) alapján a kemence működését az alábbi egyenlet írja le:

$$Mc \frac{dT}{dt} = -\lambda S(T - T_{ext}) + \frac{U^2}{R} \quad (4)$$

Amint látható a modell nemlineáris (a hőmérsékletváltozás négyzetesen függ a feszültségtől). Az ellenállás értéke a hőmérséklet függvényében változhat. Ugyanakkor ez az összefüggés nem veszi figyelembe a rendszer holtidejét, ami nagy kemencék esetében nem elhanyagolható.

Ezeket az érveket figyelembe véve a modell alapján végzett szabályozás nem biztosíthat megfelelő eredményeket igényesebb szabályozás esetén.

Az egyszerűbb modellezés érdekében a rendszert linearizáljuk. Feltételezzük, hogy a bemeneti feszültség egy négyzetgyök-vonó elemen keresztül éri el a kemencét, és tekintsük ezt a rendszer bemenetének:

$$U := \sqrt{U} \quad (5)$$

A megközelítő értéket behelyettesítve az (4) képletbe kapjuk a következő összefüggést:

$$Mc \frac{dT}{dt} = -\lambda S(T - T_{ext}) + \frac{U}{R} \quad (6)$$

Legyen a rendszer kimenete ( $T$ ) a kemence és a környezet közötti hőmérsékletkülönbség:

$$T := T - T_{ext} \quad (7)$$

Feltételezve, hogy  $T_{ext}$  konstans, kapjuk:

$$\frac{Mc}{\lambda S} \frac{dT}{dt} + T = \frac{1}{R\lambda S} U \quad (8)$$

Vezessük be az alábbi paramétereket:  $T_k$ - a kemence időállandója,  $K_k$  - a rendszer erősítése:

$$T_k = \frac{Mc}{\lambda S} \quad (9)$$

$$K_k = \frac{1}{R\lambda S} \quad (10)$$

Figyelembe véve az (7), (8) jelöléseket, a következő egyenletet kapjuk:

$$T_k \frac{dT}{dt} + T = K_k U \quad (11)$$

Az (11) differenciálegyenletből következik, hogy:

$$H_k(s) = \frac{T(s)}{U(s)} = \frac{K_k}{T_k s + 1} \quad (12)$$

A kemence modellezésénél a holtidőt általában nem tudjuk elhanyagolni. A holtidő az alábbi módon jelenik meg a rendszer modelljébe

$$H_k(s) = \frac{K_k}{T_k s + 1} e^{-\tau s} \quad (13)$$

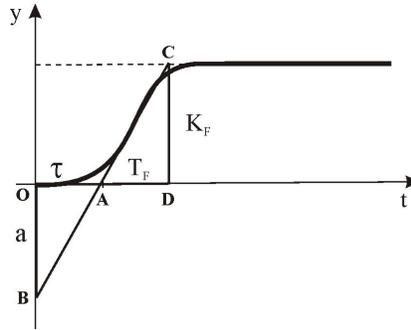
ahol  $\tau$  a holtidő. Értékét mérésekkel állapíthatjuk meg.

## 2.2 Az Oppelt tervezési módszer

Számos olyan módszer létezik, amely a rendszer egységugrásra adott válasza alapján adja meg a szabályozó paramétereit. Ilyen hangolási módszer az Oppelt módszer, amely feltételezi, hogy az irányított folyamat elsőfokú stabil rendszer, amely holtidővel is rendelkezik. Ebben az esetben az irányított folyamatot három paraméterrel jellemezhetjük:  $K_F$  erősítés,  $T_F$  időállandó,  $\tau$  holtidő. Az Oppelt módszer lényege, hogy a folyamat egységugrásra adott válasza alapján határozzuk meg ezen paramétereket, majd a folyamat paramétereinek ismeretében hangoljuk be a PID szabályozót.

A stabil rendszer egységugrásra adott válaszát könnyen megkaphatjuk, hiszen ehhez csak arra van szükség, hogy a folyamatnak konstans egységnyi bemenetet biztosítsunk, miközben mérjük a kimenetet. Bizonyos folyamatoknál problémát jelenthet, hogy a  $K_F$  értéke túlságosan nagy, nem a mérhető tartományban van, az egységugrásra adott nominális kimenet, amely körül a szabályozás történik, sohasem éri el a  $K_F$  értékét. Ebben az esetben a  $K_F/T_F$  érték közelítőleges meghatározására a rendszer válaszát egyenesekkel közelítjük. A 2. Ábra alapján az OAB háromszög hasonló az ACD háromszöggel, tehát:

$$OAB_{\Delta} \approx ACD_{\Delta} \Rightarrow \frac{a}{K_F} = \frac{\tau}{T_F} \Rightarrow \frac{K_F}{T_F} = \frac{a}{\tau} \quad (6.15)$$



2. Ábra Egységugrásra adott válasz és approximációja egyenesekkel

Nagy  $K_F$  értékek esetén a válasz alapján legkönnyebb a  $\tau$  és az  $a$  paramétereket mérni. Ezért az Oppelt módszer esetén ezeket a paramétereket használjuk a PID paraméterek meghatározására. A különböző struktúrájú szabályozók esetén az alábbi paraméterválasztások javasoltak:

1 Táblázat Oppelt módszer – hangolás

	$K_P$	$T_i$	$T_D$
P	$1/a$	-	-
PI	$0.8/a$	$3\tau$	-
PID	$1.2/a$	$2\tau$	$0.42\tau$

Csak a P szabályozó nem garantálja a zérus állandósult állapotbeli hibát egységugrás alapjelre, ezért ha nagy pontosságú szabályozást szeretnénk, integrátort kell elhelyezni a szabályozóba. A szabályozási kör csillapítása a 1 Táblázat alapján  $\zeta=0.25$ , ami miatt nagy túllövésre számíthatunk.

### 3. A mérés menete

Legyen a (13) modell által leírt folyamat az alábbi paraméterekkel:

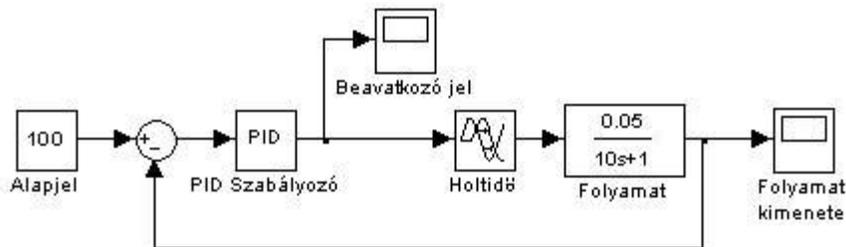
$$K_F=0.05$$

$$T_F=10 \text{ másodperc (mp)}$$

$$\tau=3 \text{ mp.}$$

Feladatok:

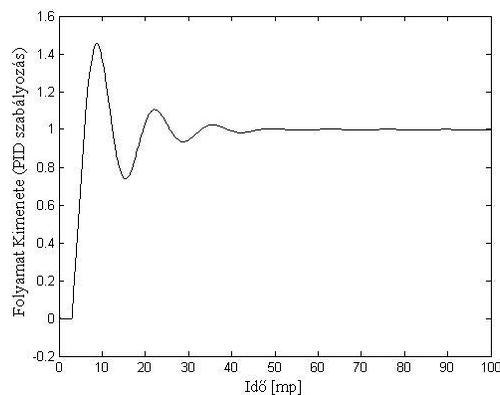
- 1 - Tervezzünk P folyamatnak az Oppelt módszer alapján (1. Táblázat)
- 2 - Tervezzünk PI folyamatnak az Oppelt módszer alapján (1. Táblázat)
- 3 - Tervezzünk P folyamatnak az Oppelt módszer alapján (1. Táblázat)
4. - Teszteljük a kapott szabályozási rendszert úgy, hogy az alapjel 100 legyen. A PID szabályozás Matlab/Simulink tömbrajzát a 3 Ábra mutatja. A holtidős rendszer viselkedését a sorban elhelyezett 'Transport Delay' és 'Transfer Function' blokkokkal szimuláljuk.



3 Ábra: Holtidős rendszer PID szabályozásának Simulink modellje

5. Számítsuk ki az állandósult állapotbeli hibát és a túllövést a három tervezési esetben. Látható, hogy P szabályozó esetén az állandósult állapotbeli hiba jelentős, tehát nem alkalmazható a feladat megoldására. A PID szabályozó garantálja a zérus állandósult állapotbeli hibát. Mindkét esetben jelentős, 40% körüli túllövésre számíthatunk.

6 Ezt elkerülhetjük, ha az alapjelet nem egységugrásnak, hanem a szabályozás indításakor korlátoasan növekvő sebesség ugrásnak választjuk, majd amikor elérjük az előírt értéket, az alapjelet konstans értéken tartjuk. Módosítsuk úgy az alapjelet, hogy, alapjel 25 másodperc alatt lineárisan növekedj az előírt értékig.



4. Ábra: Szimulációs eredmény PID szabályozóval

#### 4. Kérdések és feladatok:

1. Változtassuk a szabályozó erősítését PID szabályozás esetén. Milyen hatással van a szabályozási kör stabilitására.
2. P szabályozás esetén változtassuk a szabályozási kör erősítését. Milyen hatással van az állandósult állapotbeli hibára.
3. Hasonlítsuk össze a szabályozási minőségi jellemzőket holtidős és nem holtidős rendszer esetén ugyanazzal a PID szabályozóval.