

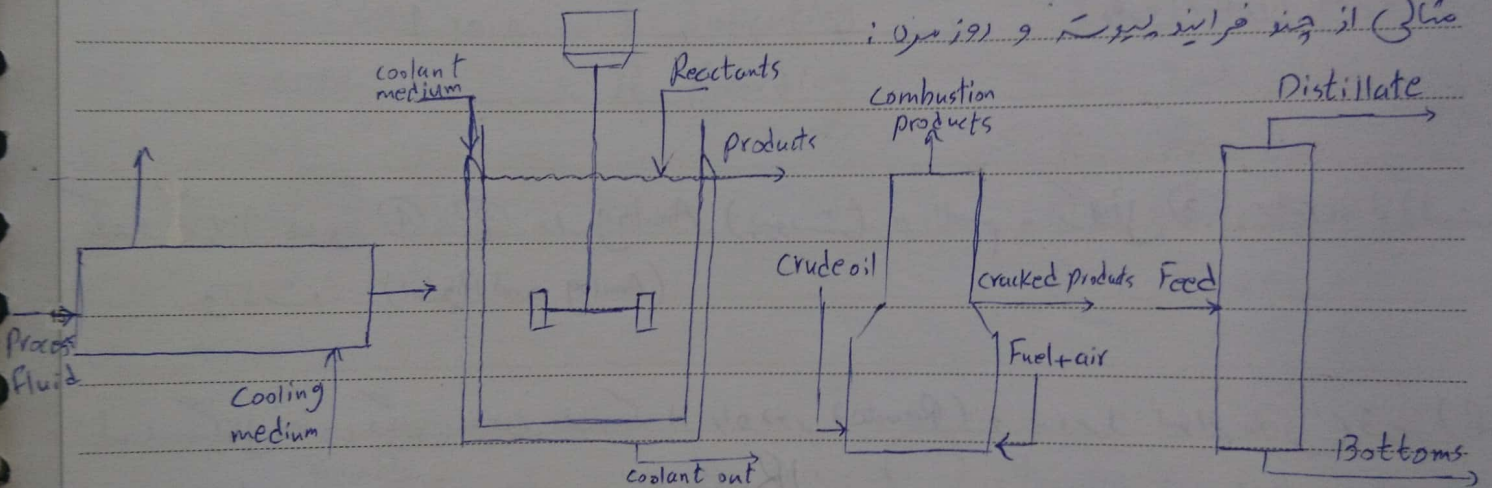
- Lecture #3
- process example - the blending tank
 - feedback control, feedforward control
 - implementation of control (پارامتری-امپل) (توضیح مطالعه و اجرای کنترل)
 - justification of control

یادآوری:

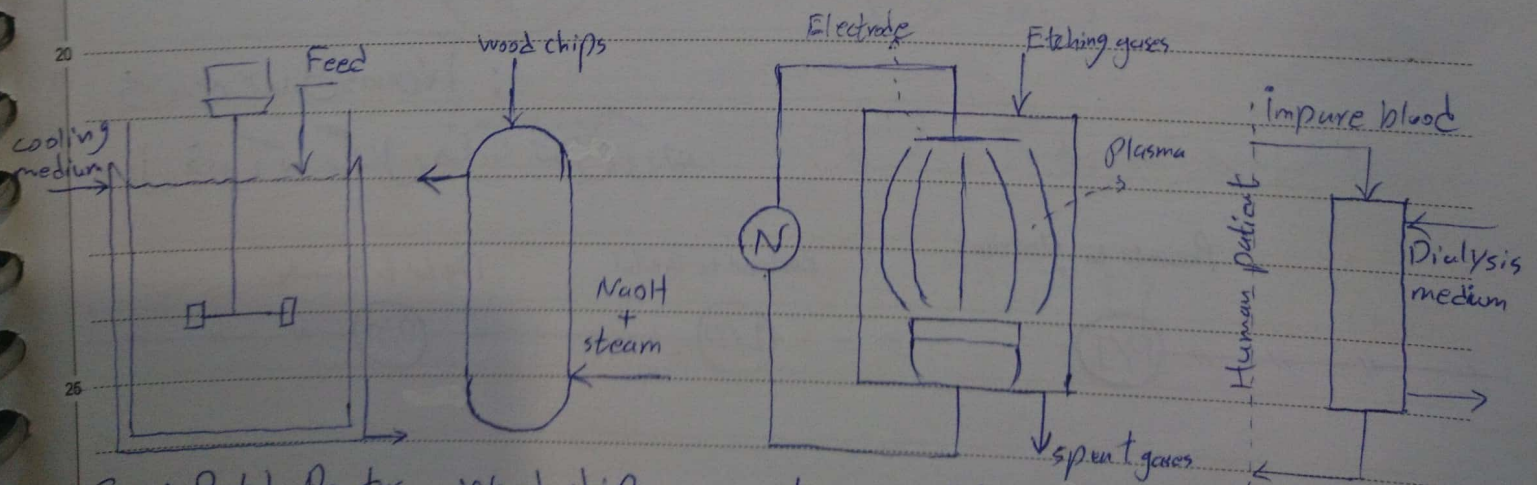
Process variables

- Controlled variable → متغیرهایی که باید در SP نگه‌داری شوند.
- manipulated variables → متغیرهایی که اثر اغتشاشات را خنثی می‌کنند
- disturbance variables → متغیرهایی که در فرایند اخلال ایجاد می‌کنند

مثالی از چند فرایند زیست و (۱۹ مرداد):



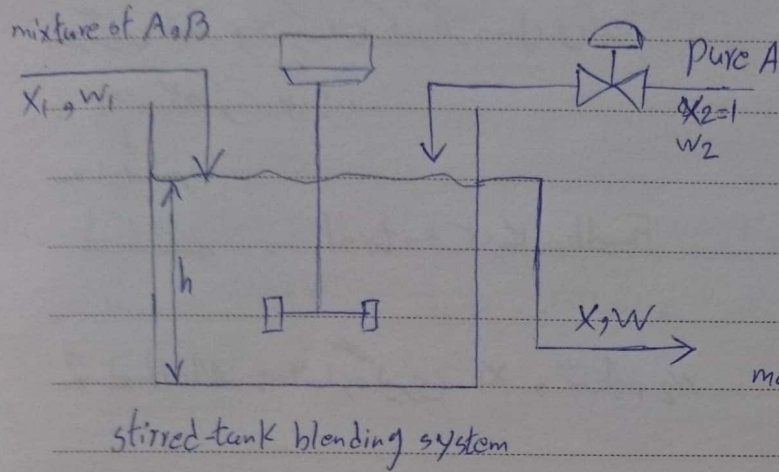
Heat exchanger Chemical Reactor Cracking furnace Distillation column



Semi-Batch Reactor Wood chip Digester plasma etcher Kidney dialysis unit

AZAD

disturbance change/tracking ← Regulatory control : (مثال ۱۲ و ۱۳)
 Set-point change/tracking ← Servo Control



مثال ۱۲ و ۱۳ یک سیستم مخزن مخلوط (Blending sys.)

mass flow rate ← w_1, w_2, w
 mass fraction of A ← X_1, X_2, X
 عمده جریان

هدف :

در سیستم فوق که مثالی از Regulatory control است، می خواهیم کسر جرمی خروجی A یا همان X را در مقدار X_{sp} نگه داریم.

فرضیات :

- ① $w_1 = cte$
- ② $X_2 = cte$ (جرم کالری A)
- ③ Perfect mixing

Process variables in this process

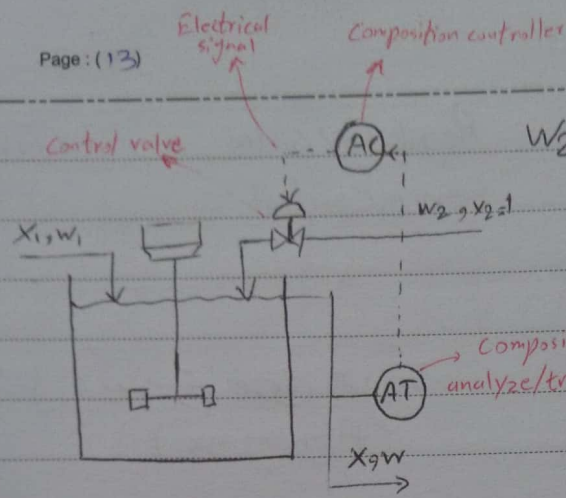
- Controlled var. : X
- Manipulated var. : w_2
- Disturbance var. : X_1

مسئله کنترلی :

فرض کنید X_1 تابع زمان است ($X_1 = X_1(t)$). استراتژی های ممکن با جهت نگه داشتن X در X_{sp} را در حالت زیر بررسی کنید:

$X > X_{sp}$ ← ($X_1(t_1) > X_1(t_2)$) می باشد

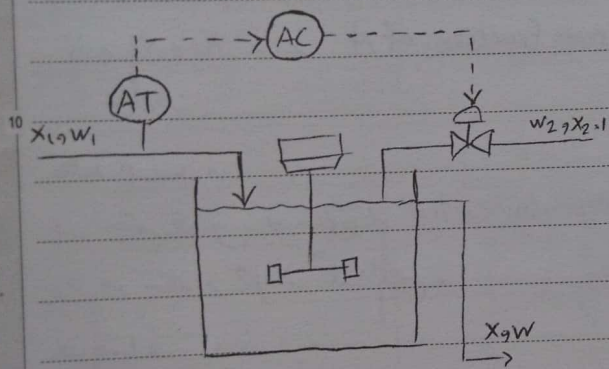
حل : ۴ استراتژی کلی برای نگه داشتن X در X_{sp} در شرایط فوق وجود دارد که هر کدام را بصورت مجزا بررسی می کنیم.



Method 1 : اندازه گیری X و تنظیم W_2

در این حالت X به عنوان Controlled var. اندازه گیری شده و به یک ابزار کنترلر منتقل می شود و W_2 کاهش می یابد.
↓
manipulated var.

Feedback Control ←



Method 2 : اندازه گیری X_1 و تنظیم W_2

در این حالت X_1 به عنوان disturbance var. اندازه گیری شده و به یک ابزار کنترلر منتقل می شود و W_2 به عنوان manipulated var. کاهش می یابد.

Feedforward Control ←

Method 3 : اندازه گیری X_1 و X و تنظیم W_2

این حالت ترکیب دو روش قابل می باشد.

Feedforward control with feedback trim ←

Method 4 : استفاده از تانک بزرگ تر

به این است که با استفاده کردن از یک تانک بزرگ تر، اثر افزایش X_1 (و X) محو و قابل صرف نظر خواهد شد. طبیعتاً، تانک بزرگ تر به معنای افزایش هزینه می باشد.

↑
مزایا و معایب FBC:

مزایا:

- ① FBC هر نوع اعتشاش را اصلاح می کند
- ② حایث متغیر تحت کنترل بت به اعتشاشات کاهش می یابد

معایب:

- ① اقدامات اصلاحی زمانی اعمال می شوند که اعتشاشات در روند فرایند اخلال ایجاد کرده باشند
- ② چون FBC بعد کنترل آزمون و خطایی است، اصلاحات نوسانی و ناپایدار هستند.

مزایا و معایب FFC:

مزایا:

- ① مستقیماً اعتشاشات اندازه گیری می شوند
- ② اعتشاشات قبل از ورود به فرایند آگیری و ختنی می شوند.

معایب:

- ① توانایی اصلاح کردن اعتشاشاتی که برای آن تعریف نشده، وجود ندارد.
- ② باید بتواند اعتشاشات زیادی را شناسایی کند نیازمند ابزار اندازه گیری بیشتری است.

آلینرها و تجهیزات کنترل:

- ① Increased product throughput (افزایش بهره برداری)
- ② Increased yield of higher valued products
- ③ Decreased energy consumption
- ④ Decreased pollution
- ⑤ Decreased off-spec product (کاهش دورریزها)
- ⑥ Increased safety
- ⑦ Extended life of equipment
- ⑧ Improved operability
- ⑨ Decreased production labor

Chapter 2: Mathematical Tools for Control Systems Analysis

Laplace Transforms

- lecture #4
- o Definition and examples
 - standard notation in dynamics and control
 - Converts ODE's to Algebraic Equations (AE's)
 - Advantageous for block diagram analysis
 - o Linearization
 - o Deviation Variables

رفتار پدیده‌ها و فرایندها توسط معادلات ریاضی توصیف می‌شوند. از این رو غیرخطی بودن اکثر فرایندها قابل مشاهده است. از تبدیلات لاپلاس و بسط تیلور برای خطی‌سازی معادلات غیرخطی و حل آن‌ها، آنالیز (نمای) پویایی سیستم‌ها و فرایندها و همچنین طراحی سیستم‌های کنترلی استفاده می‌شود.

تعریف "تبدیل لاپلاس":

$$F(s) = \mathcal{L}\{f(t)\} = \int_0^{\infty} f(t) e^{-st} dt$$

time

↑

f(t) : function of time (time Domain)

↓

F(s) : corresponding laplace tran. (Laplace Dom)

Laplace transform variable

مثال:

$$\mathcal{L}\{a\} = \int_0^{\infty} a e^{-st} dt = \frac{-a}{s} [e^{-st}]_0^{\infty} = \frac{a}{s}$$

$$\mathcal{L}\{e^{-at}\} = \int_0^{\infty} e^{-at} e^{-st} dt = \int_0^{\infty} e^{-(a+s)t} dt = \frac{1}{s+a} [e^{-(a+s)t}]_0^{\infty} = \frac{1}{s+a}$$

$$\mathcal{L}\{f'\} = \mathcal{L}\left\{\frac{df}{dt}\right\} = \int_0^{\infty} \frac{df}{dt} e^{-st} dt = s \mathcal{L}\{f\} - f(0) = sF(s) - f(0) \quad (\text{usually } f(0)=0)$$