

DEVENDRA Kumar

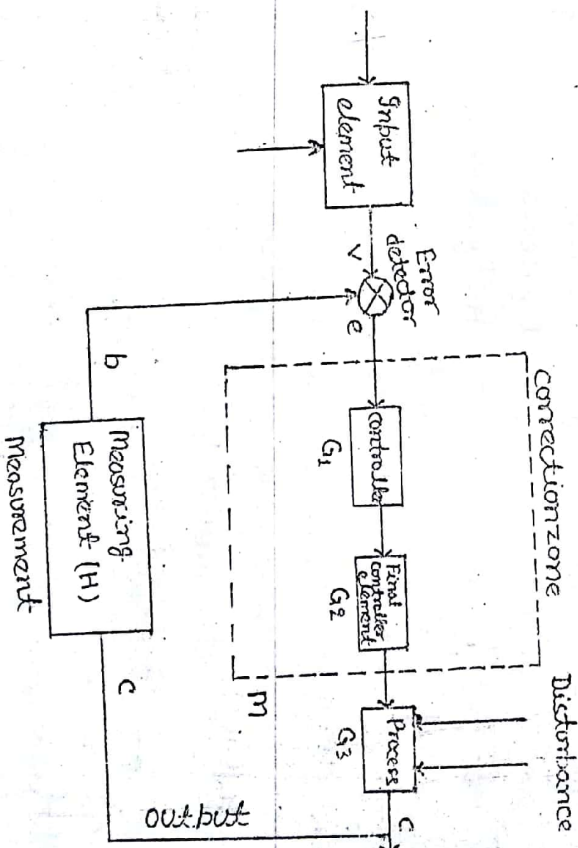
A. P. C.

CHAPTER-1

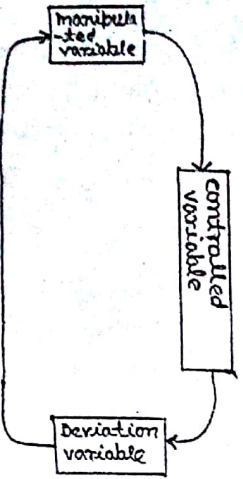
Introduction

2019

Automatic Control:- किसी magnitude or condition को- desired value को maintenance कराना तथा existing value को measure करने के लिए comparison, desired value से प्राप्त करने error (difference) को इट करने के process को ही "Automatic Control" कहते हैं।



माना किसी कमरे का temp. 72°F पर maintain है। इस temperature को desire value or set point कहते हैं। इस system में एक thermometer कमरे की बिजली के एक side में लगा है। जो कि कमरे का temp. मापता है। मा. measured करता है। इस temp. को co-variable कहते हैं। कोई व्यक्ति thermometer की छेदपात से कमरे का temp. 69°F note करता है। इस प्रकार हम देखते हैं कि इस value का मान desire value से कम है। हमें value के difference को actuating signal कहते हैं। इसलिए यहाँ पर actuating signal का मान $(72-69)3^{\circ}\text{F}$ है। इस difference को maintain करते कि लिए Hot process को furnace में सेजा जाता है। Hot process को manipulated variable कहते हैं। इस प्रकार control variable, deviation variable तथा manipulated में एक close loop बन जाता है। इस प्रकार room का temp. automatic controller द्वारा control हो जाता है।



Advantage of Automatic Control :- इसके निम्न लाभ हैं।

1. Product की quality में सुद्धि करना।
2. Product की quantity में सुद्धि करना।
3. Product की एक तपता में सुद्धा करना।
4. Processing raw material की saving.
5. आवश्यक energy की saving.
6. Plant equipment की टांगण में कमी।
7. Manual Power की जगह कम।
8. Increased (Power) production optimum cost.
9. प्रयोग-किसी नवीन-बादले apparatus को damage से बचाता है।
10. Processing time को कम करता है।
11. दुर्घटना में कमो जाती है।

Industrial Applications:- Automatic Control

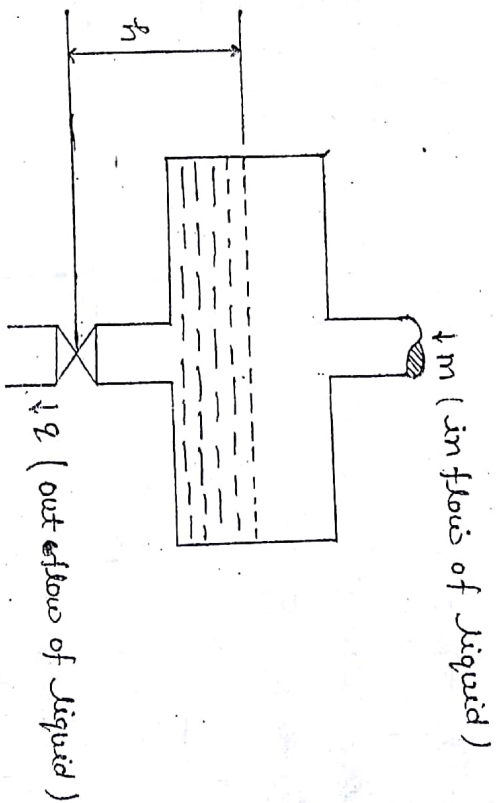
device का use industrial operation के कारागर सभी phase में होता है, जो निम्नलिखित हैं -

1. Petroleum, Chemical, food, steel, etc की processing industries में temp, flow rate, pressure आदि को (variables) control करने में।
2. Goods manufacture industries में। जैसे- automobile parts, refrigerators etc की industries में assembly operations, work flow, heat treating जैसे अनेक operations को control करने के लिए।
3. Railway, Aeroplanes, fire missile and ships जैसे Transportation system में।
4. Machine tools, compressure & pumps जैसे Power machine और power supply unit में position, speed and power को control करने में।

Physical Diagram:-

ऐसा diagram जिसका use

Engg. में system के main part को show करने में किया जाता है।



Thermodynamics में इस प्रकार के diagram, तथा mechanics में इस प्रकार के diagram को "free body diagram" तथा Automatic process control में इसे "Physical diagram" कहा जाता है।

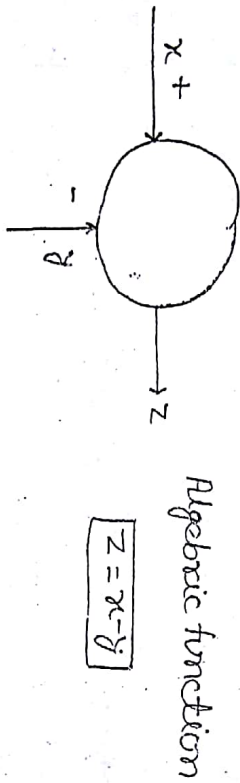
इस diagram का मुख्य उद्देश्य material and energy का flow दिखाना होता है।

Fig. में Physical diagram के प्रतिनिधि है कि in flow तथा q का out flow fluid है तथा fluid का vessel में store किया जा रहा है।

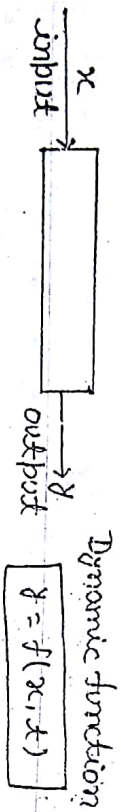
Block Diagram:- Process के विभिन्न अवयवों

में क्रियात्मक सम्बन्ध प्रदर्शित करने के लिए "Block Diagram" का use किया जाता है। इसमें अवयवों को circle तथा rectangular box द्वारा निरूपित किया जाता है।

1. Circle box, element के Algebraic function को represent करता है।



2. Rectangular box, element के dynamic function को show करता है।



यहाँ पर variable x को input and variable y को output दिखाया गया है। इनो भी समय के function है।

⇒ Block diagram से mass and energy का flow नहीं दिखाया जा सकता है।

Difference Between Physical and Block Diagram

Physical Diagram	Block Diagram
1. यह system के main part को show करता है।	1. यह system के विभिन्न अवयवों से क्रियात्मक सम्बन्ध प्रदर्शित करता है।
2. यह system में energy and material के flow को दर्शाता है।	2. यह system के behaviour को denote करता है।
3. यह system के variable के मध्य relation नहीं बताता है।	3. यह relation बताता है।
4. यह line diagram के द्वारा दिखाया जाता है तथा diagram read होता है।	4. Rectangular & circle को तीरे द्वारा जोड़कर प्रदर्शित करते हैं।
5. इसके पुनः प्रदर्शित नहीं कर सकते हैं।	5. इसके व्यवस्थित कर सकते हैं।
6. यह manual and automatic दोनों के लिए होता है।	6. यह केवल automatic control system के लिए होता है।

Difference Between Automatic and Manual Control

Automatic Control	Manual Control
1. M.P.C. के लिए किसी operator की जरूरत नहीं पड़ती है।	1. यह totally operator पर ही depend करता है।
2. Error को machine से प्राप्त करते हैं।	2. Error को mind द्वारा जाना करते हैं।
3. यह economic होता है।	3. यह economic नहीं होता है तथा time अधिक लेता है।
4. इससे मनुष्यों के द्वारा त्रुटियों (error) की संभावना कम होती है।	4. इससे त्रुटि होती है।
5. Product की quality अच्छी होती है।	5. यह कम अच्छी होती है।
6. इससे आतिथिक operations जैसे- thermometer ड्रवना, switch operate करना etc मशीन से होता है।	6. सभी operations manually होते हैं।

Types of Automatic Control

1. Closed Loop or Feed back Control System:-

इस प्रकार के system में control variable को measure करके इसका comparison, reference input से करते हैं। तथा इसका difference ही input signal होता है।

अर्थात् यह loop जिसमें process variable का use process/input को control करने में किया जाता है। Closed loop control system कहलाता है।

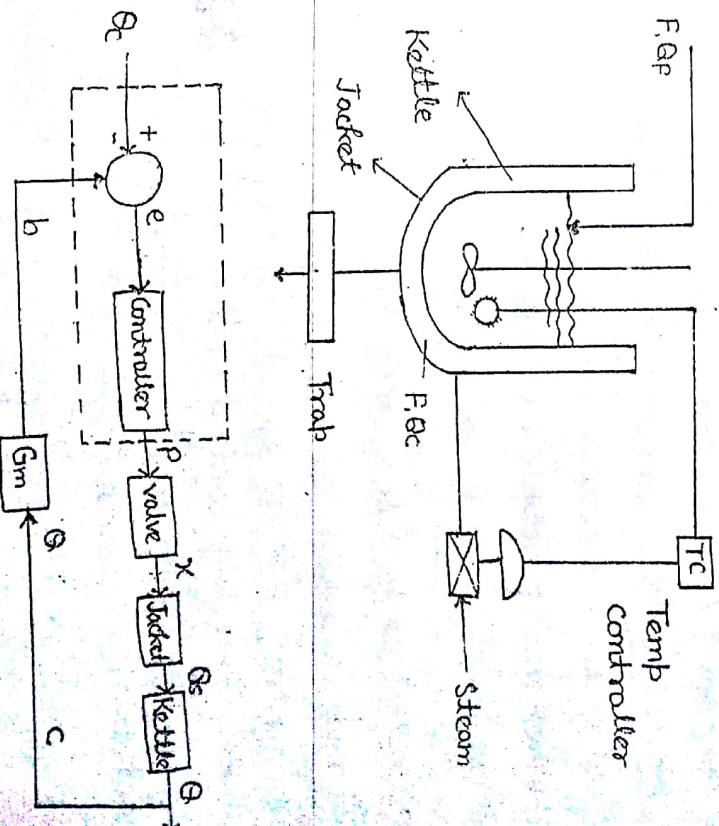


Fig. से स्पष्ट है कि main variable का use automatically steam input को regulate करने से करते हैं। अर्थात्, main variable (temp) के द्वारा steam को control करते हैं। अतः यह closed loop control system है।

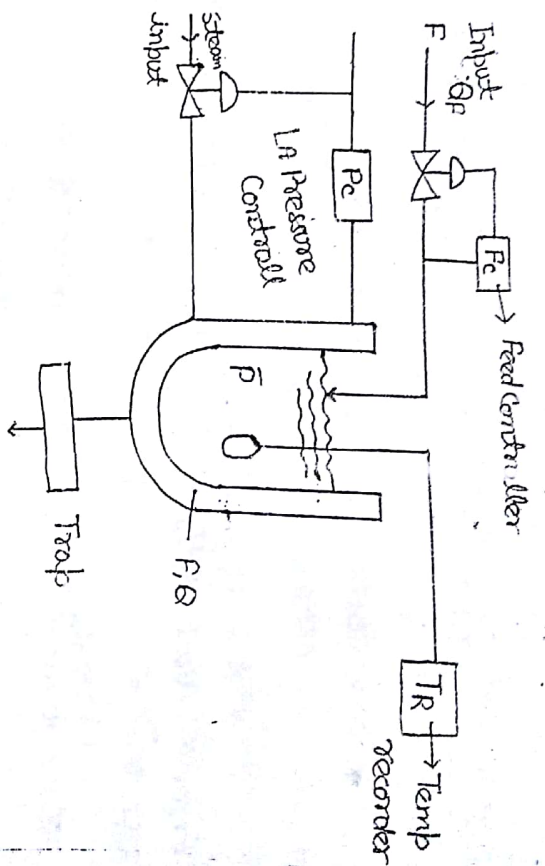
Advantage :- ग्री input से परिवर्तन के लिए केवल एक controller का use किया जाता है।

Characteristics :- 1. Minimum derivation following a disturbance.

2. Feed back Control cannot give close control when there is a large time delay in measuring process output as when main variable is a chemical composition, a molecular weight.

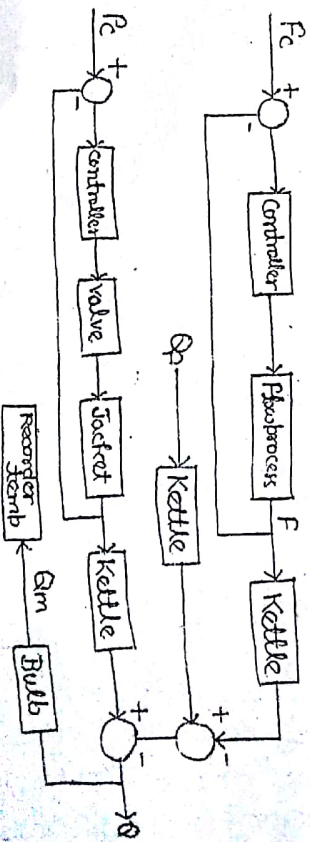
2. Open loop or Feed forward Control System :-

यदि main variable का use किसी भी input को control करने के लिए नहीं किया जाता है तो इसे open loop control system कहते हैं।
“इसमें प्रत्येक input को separator (अलग-अलग) controller से control करते हैं।”



स्पष्ट है कि Tank के अन्दर pressure को pressure controller के द्वारा control किया जाता है एवं flow controller द्वारा flow को control किया जाता है।

Fig. से स्पष्ट है कि Kettle का temp. जो कि main variable है का use न ही pressure control करने से और न ही liquid flow control करने से किया जाता है और न ही temp control करने से किया जाता है।



Advantage and Limitation :-

1. Simple construction & easy to maintenance.
2. No stability problems.

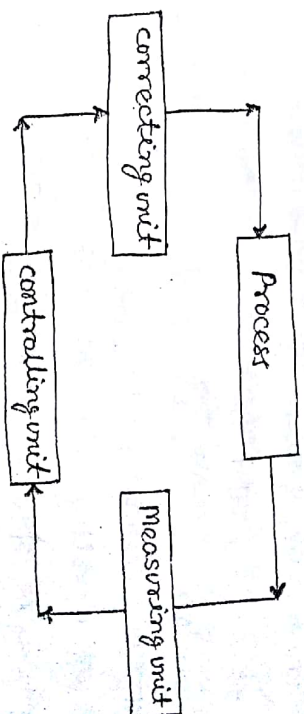
Feed forward Control system cannot maintain the C at set point. So method is not accurate.

Automatic Control :- किसी system से माँपी गई राशि की desired value से तुलना करने पर जो difference होता है उसे दूर करने के लिए जो action प्राप्त किया जाता है, Automatic Control कहलाता है।

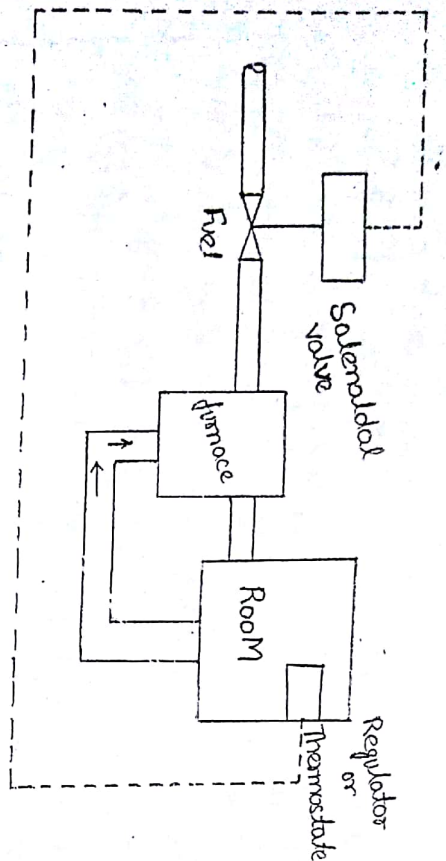
सूत्रमः Process से energy तथा material का पूर्ण निष्पत्त Process controller द्वारा किया जाता है। Automatic control से process का control automatically selected variables को माँपा कर करते हैं। इसे continuous या Batch type माँपा सकते हैं। इस प्रकार Process से energy एवं material प्राप्त को परिवर्तित कर variable को एक निश्चित स्तर पर से रखते हैं। Automatic control machine का use नीला और अधिक-अधिक समय एक use होने वाली process को बड़ी निपटारी से करते हैं।

Automatic control का mainly sociological and economical advantage यह है कि यह main power को दोगुने-दोगुने use से बच कर देता है एवं technical advantage यह है कि यह कार्य को बड़ी मात्रा तथा फुलतापूर्वी कर सकती है। जिसे मानव द्वारा करना मुश्किल हो जाता है।

Automatic Control से निम्न units होते हैं।



Automatic Control is the maintenance of a desired value of a quantity or condition by measuring the existing value comparing it to the desired value and employing the difference to initiate action for reducing this difference.



Example:- Closed loop action की study के

लिए non-heating system का नियंत्रण diagram
 ट्राप प्रदर्शित है। माना कि कमरे का temp 72°F
 पर maintain करना है। यह temp कमरे के लिए
 इच्छित मान (desired value) or set point कहलायेगा।
 कमरे की existing value ज्ञात करने के लिए
 Thermocouple दीवार पर लगाते हैं। यहाँ पर
 temperature control करना है। Thermocouple
 देखा है कि कमरे का temp (existing value) 69°F
 है। अतः Exist value desired value से कम है।
 इसलिए actuating signal 3°F हुआ। इस
 difference को कम करने के लिए आवश्यक है
 कि कमरे की गर्मी बढ़े। इसलिए ईंधन
 वॉल्व, परिवर्तिका valve से होकर कमरे में पहुँचती
 है। इसलिए कमरे का तापमान बढ़ने लगता है। क्योंकि
 hot air, tube द्वारा कमरे में पहुँचती है। इस tube
 का सम्बन्ध सट्टी तथा कमरे से होता है।

Thermostat (Controller) कमरे में लटका होता है
 जैसे ही कमरे का temp desired value है (72°F)
 से अधिक होगा तब controller तथा solenoidal
 valve का सम्बन्ध हट जायेगा। अतः solenoidal
 valve बंद हो जायेगा। परन्तु जैसे ही तापमान
 72°F से कम होगा तो controller तथा valve
 का सम्बन्ध पुनः पुनः जायेगा और valve खुल
 जायेगा। जिससे सट्टी में fuel goes जायेगी और
 सम्बन्ध: पुनः गर्मी हो जायेगा।

2019

Manual And Automatic Control:- Automatic

कमरे का ताप अपने आप ही control होता होगा।
 मही-क्रिया लगाता चलाती है देखी और

Control यहाँ use होता है। जहाँ किसी variables
 value का मान बहुत तेजी से बदलता है। Difference
 variables जैसे temp, pressure, etc को
 manual control करना बहुत कठिन है। इसके
 control करने पर high accuracy नहीं मिलती
 है। क्योंकि हमारी आँख इतनी sensitive नहीं
 होती जोकि difference variable को control
 करके high accuracy प्राप्त कर सके। इसलिए
 यहाँ पर automatic control का use करना
 पड़ता है। इस प्रकार Automatic control द्वारा
 हमें high accuracy प्राप्त होती है।

Note:- Automatic Control में किसी operation को
 पूरा करने के लिए operator की आवश्यकता नहीं
 पड़ती है। जबकि manual control में

किसी operation को पूरा करने के लिए operator की आवश्यकता होती है।

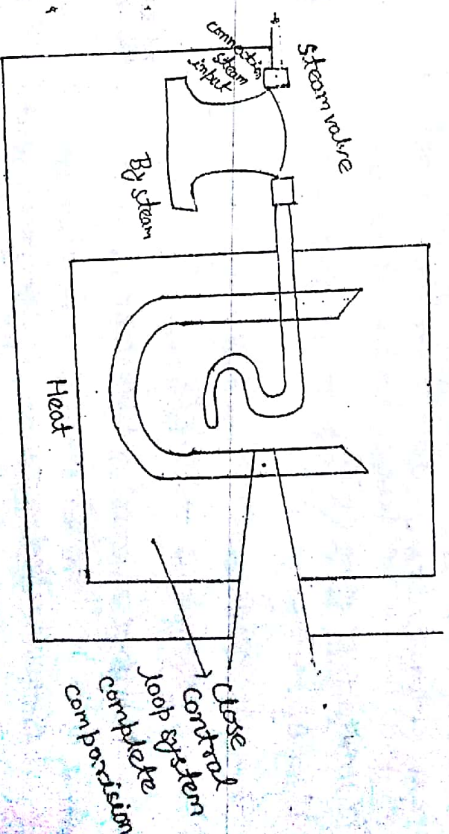
Desired Value or Set point:- निर्धारित इशारा का वह मान जिस पर Automatic Control machine adjust की जाती है, desired value कहलाता है।

Time lag:- किसी भी process को प्राप्त करने के लिए किसी डिम्पे जैसे input & process के बीच होने के बीच Time lag कहते हैं।

Manual Control :- जब किसी परिमाण (quantity) या इशारा (condition) की desired value से पुरस्कार की maintenance (existing value) का मापन desired value से तुलना तथा fixed control element की operation आदि क्रियाएँ मानव द्वारा की जाती हैं। तो इस तरह के control को "manual Control" कहते हैं।

इसमें operator का कार्य output water के ताप का अनुभव करना तथा steam valve को control operate करना है ताकि जल का temp. desired value पर रहे सके। यदि कबूतर की ओर से manually controlled system पर प्रभाव का अनुमान complete होता है। process के time lag के कारण operator के right hand पर पानी पहुँचाने से time लगता है। जब operator इस ताप का अनुभव करता है तो, वह desired temp. से इसकी तुलना करता है। तथा यह

अनुमान लगाता है कि steam valve को किस दिशा में स्थापित किया जाये ताकि ताप की desired value प्राप्त हो सके तथा इस प्रकार valve operating संशोधन (maintenance) पर कार्य करता है। तथा इस प्रकार हम देखते हैं कि steam measurement, comparison, completion एवं correcting action operator से होकर तथा process से होकर closed chain के रूप में वह एक चलता है जब तक water पर operator के द्वारा balance होता है। इस प्रकार के control को "Manual feed back control" कहते हैं।



— {Manual Control of Diagram} —

CHAPTER-2

Elements of Control System

Automatic Controller:-

1. Measuring means के द्वारा controlled variable के मान ज्ञात करता है।
 2. actual value की तुलना desired value से करता है।
 3. Small positive deviation (चिच्छेद) को maintain करने के लिए आवश्यक control action produce करता है।
 4. अंत में इन सभी function की help से एक equation derive करते हैं।
- “ यह विधि जिसके द्वारा automatic controller से control action उत्पन्न होता है। उसे mode of control action कहते हैं। ”
- एक automatic controller में निम्न element होते हैं।

- (1) Measuring means $\rightarrow (C-b)$
- (2) Input means $\rightarrow (V-r)$
- (3) Actuating means $\rightarrow (r-b)$
- (4) Controlling means $\rightarrow (1-m)$
- (5) Final Control element $\rightarrow (m-c)$

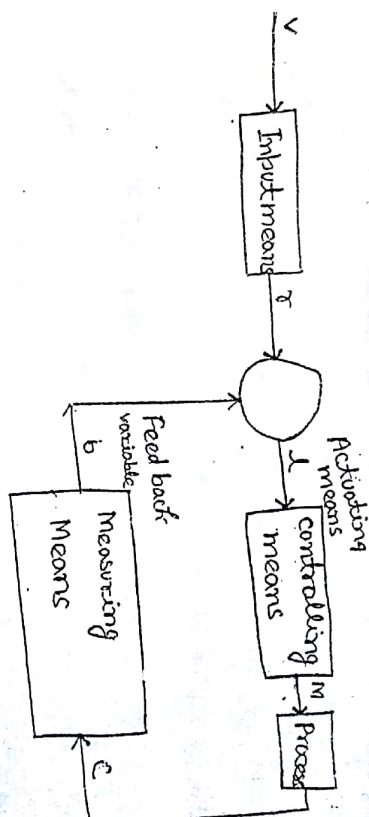
where,

C = controlled variable r = Reference input

b = feed back variable 1 = Actuating signal

V = set point

m = manipulated variable



1. Measuring Means :- यह controlled variable (temp, pressure, etc) को indicated variables [displacement pressure या electrical signal] में परिवर्तित करता है।

Ex:- Thermometers, Pressure gauge, flow meter.

Ever, Measuring means = Controlled variables - Feedback variable

2. Input means :- यह set point के समान इकाई को reference input में परिवर्तित करता है। यह निम्न निम्न का अनुपात करता है।

$$\text{Input means} = V - r$$

$$= \text{set point} - \text{Reference point}$$

3. Actuating Means :- यह तात्पर्य device है। जो ~~निम्न~~ निम्न signal follow करती है।

$$J = r - b$$

Actuating = Reference - feedback
means point variable

Actuating = Reference point - feedback variable

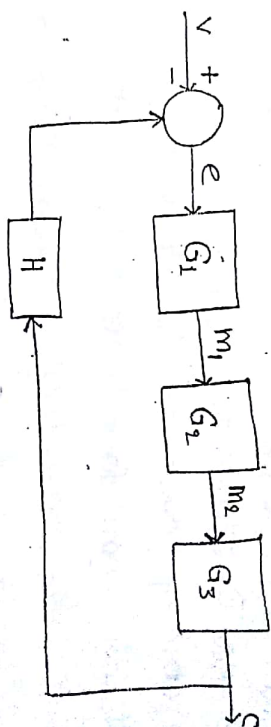
4. Controlling Means :- यह actuating signal को amplification differentiating, integrating आदि के द्वारा परिचरित करती है। जिससे controller को output प्राप्त होता है जो कि manipulated variable के परिमाण से परिचरित के लिए final controlled element को operate करता है।

$$\text{Controlling means} = J - m$$

5. Final Control Element :- Final control element वह mechanism है जो automatic device से उत्पन्न manipulated variable के परिमाण से परिचरित उत्पन्न करती है।

"The final control element is the mechanism which alters the value of the manipulated variable in response to the out

put signal from the automatic control device."



G_1 = controlling element

G_2 = Final control element

G_3 = Process

H = measuring element

इसके दो भाग होते हैं -

(A). Actuator का उपयोग :- इसका उपयोग automatic control से output signal का परिचरित उत्पन्न कराने के लिए होता है जो कि गतिविधि से परिचरित करता है।

(B). Manipulated Variable :- Manipulated variable

के मान को नियंत्रित करने के लिए ~~यह~~ device को प्रभावित किया जाता है।

उदाहरण के तौर पर elements को हम एक remote set pressure regulator द्वारा स्पष्ट कर सकते हैं।

जहाँ कि डिवाइस ग्राहक है कि diaphragm of chamber measuring means की तरह कार्य करता है।

Down stream pressure का upward force ही feed back variable है। Diaphragm और ऊपर वाला chamber input means की दृष्टि तब कार्य करता है जो डाइ के इच्छित मान (desired value) को (set point - v) downstream force से बदल देता है। यह down ward force ही reference 'J' तथा input 'r' है। इसका diaphragm ही actuating means है। जिसके परिणामस्वरूप actuating signal प्राप्त होता है। steam और Plug, controller की तब कार्य करता है जो रेगुलेटर से बिक्रिक्ट actuating signal को तब के प्रवाह के variation से परिचित करे- है। Flow मीटर ही manipulated variable है। यह क्रिया " Remote set point pressure रेगुलेटर की है। "

Signal:- signal एक information है जो system के एक भाग से दूसरे भाग तक प्रेषित होती है। signal, mechanical, electrical, hydraulic mean, etc से उत्पन्न होता है।

Transient Response:- Transient Response देखा response है जो ऐसे समय पर प्राप्त होता है। जब input व output relation समय के साथ change होता है।

Setpoint:- Controlled variable की selected reference value होती है। जिससे maintenance किया जाता है, "set point" कहलाती है।

Offset (E_o):- Load variable की value में change होने पर प्राप्त steady state deviation को "offset (E_o)" कहते हैं।

CHAPTER-3

Process Characteristics

Variables:- Variable किसी property का एक ऐसा मौलिक या तात्पर्यात्मिक परिमाण होता है जो instrumentation तथा control system के मापने के इन्हें के तब से उपयोग किया जाता है।

Process Variables :- Process variables which is used to change the state or direction of magnitude is called process variables.
“ ये variables जिसके मान से change करने पर total manufacturing process की performance प्रभावित होती है, Process Variables कहलाते हैं।

Process variables का मापन तथा नियंत्रण निम्न कारणों के लिए किया जाता है।

1. Product की quality में सुधार।
2. Product की quality में बढ़ि।
3. Raw material की खपत।
4. Product का परिष्करण करने के लिए।
5. Cost calculation में।

Ex:- Temp, pressure, flow rate, Physical chemical and electrical property of substances

Types of Process Variables

There are 3 types of process variable.

1. Control variable.
2. Manipulated variable
3. Load variable

1. Control Variable :- The controlled variables of the process should be that variable which must directly, indicates the desired form or state of the product.
“ ये variable जो product की desired value or desired form को directly indicate करता है, Control Variable कहलाते हैं।

As:- Water heater के लिए controlled variable heater के outlet पर अब का Temp : °C होता है।

2. Manipulated Variable :- The manipulated variables of the process is that variable which is selected for adjustment by the automatic controller so as to maintain the controlled variable at the desired variable.

"If variables ~~is~~ help to ~~desired~~ the controlled variable to desired value to maintain ~~it~~।

कोई भी process variable के response को प्रभावित कर सके तथा स्थापित में maintain भी हो सके।

3. Load Variable:- The load variable of the process are all either independent variables except the controlled variables and the manipulated variable.

"किसी process का manipulated and control variable के अलावा अन्य variable है, load variable कहलाते हैं।

Process Degree of freedom:- Process degree of freedom इस प्रकार परिभाषित किया जा सकता है।

$$n = n_v - n_e$$

where, n = No. of degree of freedom

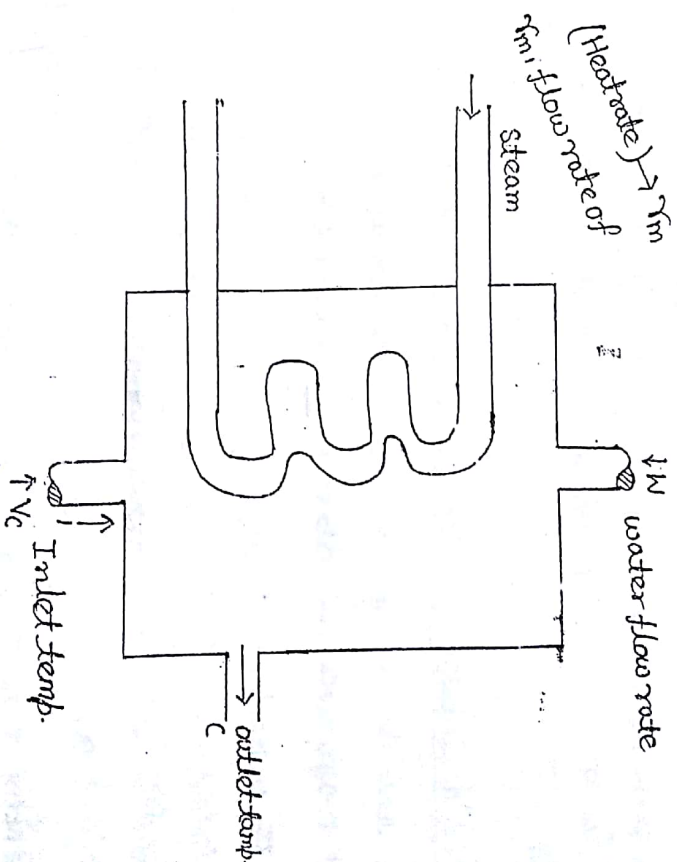
n_v = No. of variable of system.

n_e = No. of defining equation of system.

प्रत्येक process में degree of freedom की संख्या निश्चित होती है।

एक Heat exchanger है जिसमें 4 variables हैं।
so process variable is four.

The number of independently acting automatic controllers on a system or process may not exceed the number of "degree of freedom."



where, C = outlet temp.

V_c = Input temp.

W = water flow rate

m = steam flow rate

इस प्रकार $n_v = 4$, $n_e = 1$

इस प्रकार Degree of freedom = $n_v - n_e$

$$= 4 - 1 = 3$$

किंती system के लिए स्वतंत्र रूप से कार्य करते वाले Automatic Controllers की संख्या degree of freedom की संख्या से अधिक नहीं हो सकती है। माना कि उपर्युक्त system में तीन controllers स्थापित किये गये हैं। Input steam V , water flow rate W तथा heat rate Q को नियंत्रित कर लिया जाये तो outlet temp. स्वतः ही नियंत्रित हो जायेगा।

Chemical Process के लिए उपर्युक्त दृष्टि से कुछ परिवर्तन करने पड़ते हैं। ये संबंधित भी करने पड़ते हैं तो ऐसे Process के लिए Gibbs Phase Rule से

$$\boxed{n = n_c - n_p + 2} \quad \begin{cases} P + F = C + 2 \\ F = C - P + 2 \end{cases}$$

where: n_c = No. of component

n_p = No. of phase

n = No. of chemical degree of freedom

इस प्रकार तीनों degree of freedom को specify करने पर outlet temp स्वतः ही constant controller स्थापित बिना ही किया जा सकता है।

Isothermal Process में

$$n = n_c - n_p \quad \text{for const. pressure process}$$

For Instance/Ex: - एक steam boiler पर

चित्रा करते हैं जो saturated

steam produce करता है। इसमें केवल एक component & two phase, gas and liquid होते हैं। अतः chemical degree of freedom

$$n = n_c - n_p + 2$$

$$n = 1 - 2 + 2$$

$$\underline{n = 1}$$

2012-
Forcing Function:- Differential equation में

input signal को right hand side में लिखते हैं। क्योंकि इन input signal से system में change होता है। अतः इसे forcing function कहते हैं। किसी भी dynamic system जैसे (time varying system) में input signal continuous रूप से change होते हैं। लेकिन real operation में यह परिवर्तन Random होता है।

अतः system को प्रभावित करने वाले प्रकार की forcing function निम्न हैं।

कुछ forcing function निम्न हैं।

1. Step function
2. Ramp function
3. Sinusoidal function
4. Impulse function

1. Step function :- यदि input value से परिवर्तन time के साथ Negligible हो तो इसे "step function" कहते हैं।

Mathematically 'A' magnitude के step function को निम्न प्रकार परिभाषित करते हैं। जिसके input constant हो तो

$$f(t) = A u(t)$$

where, A = Magnitude (Graphical Representation)

$u(t)$ = unit step function

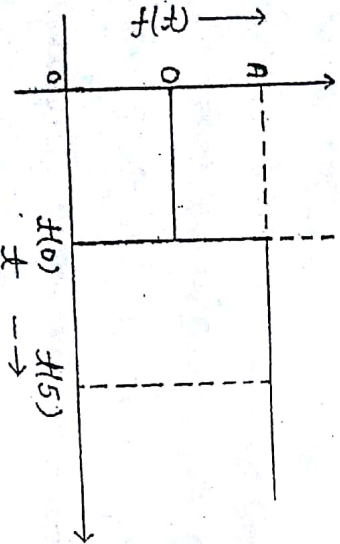
Graph of step function is shown below.

(Ex - Step change का means है ~~चुपचाप~~ अचानक वाला का चुरा जाना।)

$$f(t) = \begin{cases} A & t > 0 \\ 0 & t < 0 \end{cases}$$

Laplace transformation

$$\bar{F}(s) = \frac{A}{s}$$



The transformation of this function is $\bar{F}(s) = \frac{A}{s}$

Ex:- A step change in flow rate can be obtained by the sudden opening of valve.

$$\bar{F}(s) = L\{f(t)\}$$

$$= \int_0^{\infty} A \cdot e^{-st} dt$$

$$= A \cdot \int_0^{\infty} e^{-st} dt$$

$$= A \left[\frac{e^{-st}}{-s} \right]_0^{\infty}$$

$$= -\frac{A}{s} (0 - 1)$$

$$= \frac{A}{s}$$

2. Ramp Function (Linear function) :- यदि input में change time के साथ linear हो तो इसे "Ramp function" कहते हैं। Mathematically Ramp function को निम्न प्रकार show करते हैं।

for magnitude "A" response in ramp function input

$$f(t) = A f_u(t)$$

$f_u(t)$ is unit ramp function.

$$f(t) = \begin{cases} at, & t > 0 \\ 0, & t < 0 \end{cases}$$

$$\bar{F}(s) = \mathcal{L}\{f(t)\}$$

$$= \int_0^{\infty} at \cdot e^{-st} dt$$

$$= A \int_0^{\infty} t \cdot e^{-st} dt$$

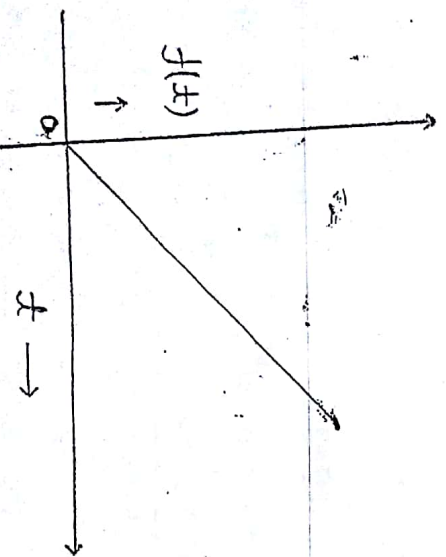
$$= A \left[t \cdot \frac{e^{-st}}{-s} \Big|_0^{\infty} + \int_0^{\infty} \frac{e^{-st}}{-s} dt \right]$$

$$= \left[-\frac{At}{s} \cdot \frac{e^{-st}}{-s} \Big|_0^{\infty} + \left[\frac{A}{s} \cdot \frac{e^{-st}}{-s} \right]_0^{\infty} \right]$$

$$= (-0+0) + \frac{A}{s} \left[-\frac{1}{s} e^{-st} \right]_0^{\infty}$$

$$= -\frac{A}{s^2} (0-1)$$

$$\boxed{\bar{F}(s) = \frac{A}{s^2}}$$



3. Sinusoidal Function :- we input change

जिनमे cyclic properties होती है, "sinusoidal function" कहलाता है। इसे mathematically निम्न प्रकार represent करते हैं।

$$f(t) = \begin{cases} A \sin \omega t & t \geq 0 \\ 0 & t < 0 \end{cases}$$

where, A = Amplitude

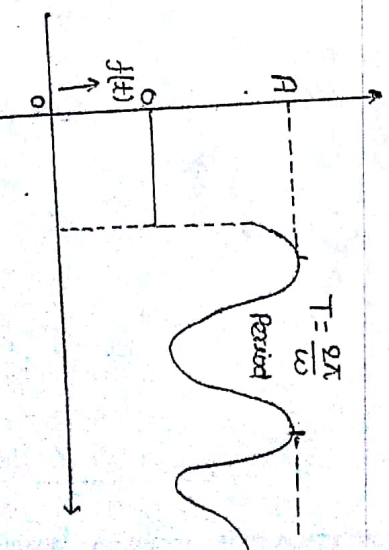
ω = radian frequency = $2\pi f$

f = frequency cycle per unit time

Sinusoidal function का ग्राफ निम्न है।

$$f(t) = \begin{cases} A \sin \omega t & t \geq 0 \\ 0 & t < 0 \end{cases}$$

$$\boxed{\bar{F}(s) = \frac{A\omega}{s^2 + \omega^2}}$$



Proof :-

$f(t) = \sin \omega t \quad t \geq 0$

$$\bar{F}(s) = \mathcal{L}\{f(t)\}$$

$$= \int_0^{\infty} \sin \omega t \cdot e^{-st} dt$$

$$= \int_0^{\infty} \frac{e^{i\omega t} - e^{-i\omega t}}{2i} e^{-st} dt$$

$$= \int_0^{\infty} \frac{1}{2i} [e^{i\omega t} \cdot e^{-st} - e^{-i\omega t} \cdot e^{-st}] dt$$

$$= \int_0^{\infty} \frac{1}{2i} [e^{-(s-i\omega)t} - e^{-(s+i\omega)t}] dt$$

$$= \frac{1}{2i} \left[\frac{e^{-(s-i\omega)t}}{-(s-i\omega)} + \frac{e^{-(s+i\omega)t}}{s+i\omega} \right]_0^{\infty}$$

$$= \frac{1}{2i} \left[\frac{1}{s-i\omega} - \frac{1}{s+i\omega} \right]$$

$$= \frac{1}{2i} \left[\frac{s+i\omega - s+i\omega}{s^2 - i^2\omega^2} \right]$$

$$= \frac{1}{2i} \left[\frac{2i\omega}{s^2 - (-1)\omega^2} \right]$$

$$= \frac{\omega}{s^2 + \omega^2}$$

4. Impulse Function :- Mathematically

we take a magnitude of Impulse function as Area under curve define as 1

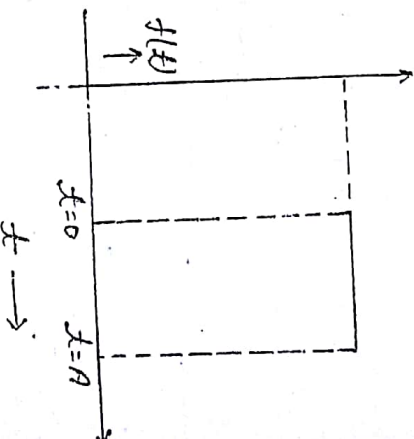
$$f(t) = A \delta(t)$$

where $\delta(t)$ is unit impulse function

$$f(t) = \begin{cases} 0 & t < 0 \\ A/b & 0 \leq t \leq b \\ 0 & t > b \end{cases}$$

$$\lim_{b \rightarrow 0} f(t) = A \delta(t)$$

$$\mathcal{L}\{A \delta(t)\} = A$$



area = 1
for Laplace transformation

Forcing Function :- Input variable vary with respect to time in same manner is shown forcing.

A general forcing function is given below :-

$$f(t) = a_n \frac{d^n x}{dt^n} + a_{n-1} \frac{dx^{n-1}}{dt^{n-1}} + \dots + a_1 \frac{dx}{dt} + a_{n-2} \frac{dx^{n-2}}{dt^{n-2}} + a_0 x$$

where. a_1, a_2, a_{n-1}, a_n are constant.

The value of $x, \frac{dx}{dt}, \frac{d^2x}{dt^2} + \dots$

are specified at initial condition say $t=0$ we have to determine

$f(t)$ for $t \geq 0$

Laplace Transformation :- Laplace

transformation एक गणितीय विधि है।

जिसके द्वारा linear differential equation को आसानी से हल किया जा सकता है।

Differential equation को transform करने के लिए Algebraic eqⁿ प्राप्त करनी होती है। जिससे complete variable एवमंतरण

के लक्ष्य में line को respect करता है। कि इस Algebraic equation को हल किया जाता है। तथा उत्तर को opposite transfer जात करके मूल हल प्राप्त कर लिया जाता है।

Laplace Transforms of Derivatives :-

$$\textcircled{1} \quad L \left[\frac{df(t)}{dt} \right] = s \bar{f}(s) - f(0)$$

where $\bar{f}(s) = L[f(t)]$

Proof :-

$$L \left[\frac{df(t)}{dt} \right] = \int_0^\infty \frac{df(t)}{dt} e^{-st} dt$$

$$= [e^{-st} f(t)]_0^\infty + \int_0^\infty s e^{-st} f(t) dt$$

$$= [0 - f(0)] + s \int_0^\infty e^{-st} f(t) dt$$

$$L \left[\frac{df(t)}{dt} \right] = s \bar{f}(s) - f(0)$$

Proved

$$(2) \quad \mathcal{L}\left[\frac{d^2 f(t)}{dt^2}\right] = s^2 \bar{f}(s) - f(0) - f'(0)$$

Proof:-

$$\begin{aligned} \mathcal{L}\left[\frac{d^2 f(t)}{dt^2}\right] &= \int_0^\infty \frac{d^2 f(t)}{dt^2} e^{-st} dt \\ &= \left[e^{-st} \cdot \frac{df(t)}{dt} \right]_0^\infty + \int_0^\infty s e^{-st} \cdot \frac{df(t)}{dt} dt \\ &= \left[0 - \frac{df(0)}{dt} \right] + s \int_0^\infty \frac{df(t)}{dt} e^{-st} dt \\ &= -f'(0) + s \left[\int_0^\infty e^{-st} f(t) dt + \int_0^\infty s e^{-st} f(t) dt \right] \\ &= -f'(0) + s \left[0 - f(0) \right] + s \int_0^\infty f(t) e^{-st} dt \\ &= -f'(0) - s f(0) + s^2 \bar{f}(s) \\ &= s^2 \bar{f}(s) - s f(0) - f'(0) \end{aligned}$$

where $f'(0) = \frac{df(t)}{dt}$ evaluated at $t=0$ in general

Proved

Similarly, it can be proved that

$$\mathcal{L}\left[\frac{d^3 f(t)}{dt^3}\right] = s^3 \bar{f}(s) - s^2 f(0) - s f'(0) - \dots - s f^{(n-2)}(0) - f^{(n-1)}(0)$$

Laplace Transforms of Integrals :-

$$(1) \quad \mathcal{L}\left[\int_0^t f(t) dt\right] = \frac{1}{s} \bar{f}(s)$$

Proof:-

$$\mathcal{L}\left[\int_0^t f(t) dt\right] = \int_0^\infty \left[\int_0^t f(t) dt\right] e^{-st} dt$$

Integrate by parts.
put, $u = e^{-st}$ and $v = \int_0^t f(t) dt$

$$du = -s e^{-st} dt \text{ and } dv = f(t) dt$$

Now,

$$\begin{aligned} \int_0^\infty \left[\int_0^t f(t) dt \right] e^{-st} dt &= -\frac{1}{s} \int_0^\infty v du \\ &= -\frac{1}{s} \left[v u \Big|_0^\infty - \int_0^\infty u dv \right] \\ &= -\frac{1}{s} \left[\int_0^\infty f(t) dt e^{-st} + \frac{1}{s} \int_0^\infty f(t) e^{-st} dt \right] \\ &= -\frac{1}{s} \left[0 - 0 \right] + \frac{1}{s} \bar{f}(s) \\ &= \frac{1}{s} \bar{f}(s) \end{aligned}$$

Proved

Elements of process dynamics:- Automatic

Control के लिए किसी भी Process का dynamic analysis करना आवश्यक होता है। क्योंकि automatic controller, process की dynamic action पर depend करता है। Process Analysis, Elements of process dynamics द्वारा जाननी जे जाता किमा ज्ञा ठाकता है। जे elements mainly चार प्रकार के होते हैं।

1. Proportional Element
2. Capacitance Element
3. Time Constant Element
4. Oscillatory Element

Overshoot:- Is the ratio A/B , where B is the ultimate value of the response and A is the maximum amount by which the response exceeds its ultimate value. The overshoot is function of ζ and it can be shown that it is given by the following expression.

$$\text{Overshoot} = \exp\left(\frac{-\pi\zeta}{\sqrt{1-\zeta^2}}\right)$$

Decay ratio:- Is the ratio C/A (i.e., the ratio of the amounts above the ultimate value of two successive peaks.) The decay ratio can be shown to be related to the damping factor ζ through the equation

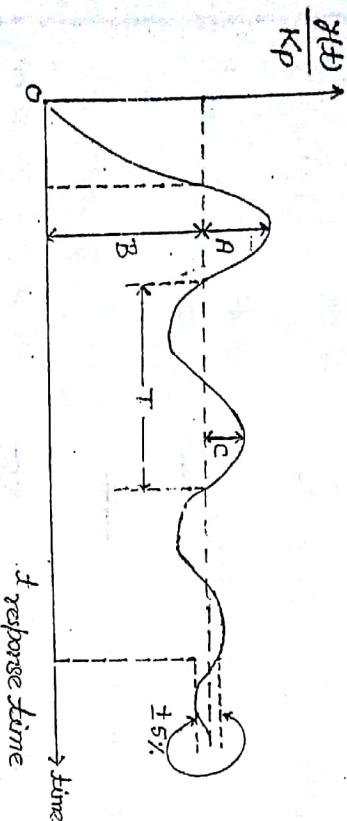
$$\text{decay ratio} = \exp\left(\frac{-2\pi\zeta}{\sqrt{1-\zeta^2}}\right) = (\text{Overshoot})^2$$

Period of oscillation:- from eq (11.10) we see that the radian frequency (rad/time) of the oscillations of an underdamped response is given by

$$\omega = \text{radian frequency} = \frac{\sqrt{1-\zeta^2}}{T} \quad (11.10)$$

To find the period of the oscillation T (i.e., the time elapsed between two successive peaks), use the well-known relationships $\omega = 2\pi f$ and $f = 1/T$ where f = cyclical frequency. Thus $T = \frac{2\pi T}{\sqrt{1-\zeta^2}}$

Response time:- The response of an underdamped system will reach its ultimate value in an oscillatory manner as $t \rightarrow \infty$. The time needed for the response to reach this situation is known as the response time, and it is also shown in figure below.



Rise time:- This term is used to characterize the speed with which an underdamped system responds. It is defined as the time required for the response to reach its final value for the first time. The smaller the value of t_r , the shorter the rise time (i.e., the faster the response of the system), but at

the same time the larger the value of the overshoot.

Natural Period of oscillation:-

A second order system with $F=0$ is a system free for any damping. Its transfer function is

$$G(s) = \frac{K_p}{\tau^2 s^2 + 1} = \frac{K_p / \tau^2}{(s - j\frac{1}{\tau})(s + j\frac{1}{\tau})}$$

that is, it has two purely imaginary poles and according to the analysis of response of system, it will oscillate continuously with a constant amplitude and a natural frequency.

$$\therefore \omega_n = 1/\tau$$

The corresponding cyclical period T_n is given by $T_n = 2\pi\tau$

This is the property of the parameter τ that that it its name.

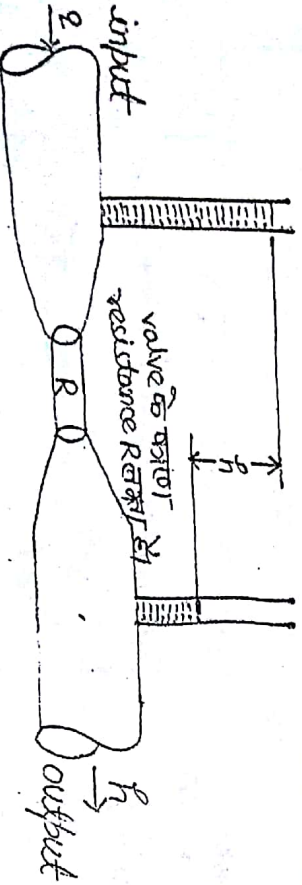
Elements of Process Dynamics:- Automatic

control के लिए किसी भी process का dynamic analysis कला आवश्यक होता है। क्योंकि automatic controller, process की dynamic action पर depend करता है। Process analysis, elements of process dynamics द्वारा जाननी से ज्ञात किया जाता है।

ये elements mainly चार प्रकार के होते हैं।

1. Proportional element
2. Capacitance element
3. Time constant element
4. Oscillatory element

Proportional Element:-



चित्र में एक proportional element को दर्शाया गया है। जिसमें fluid के flow rate को input variable (v) तथा इस variable के कारण उत्पन्न fluid head (h) को output variable माना जाता है। यह जाना जाता है कि capillary एक laminar resistance बराबर है। अतः इस flow head equation को निम्न प्रकार लिखा जा सकता है।

$$h = Rv$$

Example:- electrical resistance, gas flow resistance, thermal resistance, mechanical resistance.

यदि system का output, input के समानुपाती हो तो यह proportional element कहलाता है। उदाहरण के लिए figure में चित्रित capillary से ~~flow rate~~ पर विचार करते हैं। Proportional element capillary से flow rate v पर variable है, जिसके मान से change किया जा रहा है। इस प्रकार flow head (h) change

flow rate का ही परिणाम है। अतः इसे output variable माना जा सकता है।
Capillary एक laminar resistance उत्पन्न करती है। अतः इसे flow head equation निम्न प्रकार बता सकते हैं।

$$h \propto Q \quad \text{where}$$

$$h = RQ \quad Q = \text{input variable (flow rate)}$$

$$h = \text{output variable (flow head)}$$

$R = \text{System function}$

Output = System function $\times$ input

$$Q = \frac{h}{R} \Rightarrow h = RQ \quad \text{--- (1)}$$

at steady state condition

$$h(s) = R(s)Q(s) \quad \text{--- (11)}$$

तभी (1) तथा (11) से

$$h - h(s) = R[Q - Q(s)]$$

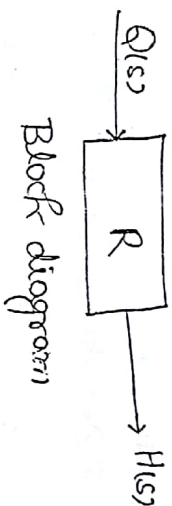
Taking deviation variable

$$H = R \cdot Q$$

Taking Laplace transformation

$$H(s) = R \cdot Q(s)$$

$$\frac{H(s)}{Q(s)} = R$$



Capacitance Element:- यदि output system.

capacitance पर आधारित हो तो इसे capacitance element कहते हैं। यदि system के output से परिवर्तन की दर input के समानुपाती हो तो ऐसे element को capacitance element कहते हैं।

Capacitance element से liquid

tank को physical diagram द्वारा प्रदर्शित किया जाता है। यदि flow rate Q को input variable तथा tank से liquid के head(h) को output variable माना जाता है।

Taking material balance

$$C \frac{dh}{dt} = Q - 0 \quad \text{--- (1)}$$

where, C = capacitance

h = output variable (head)

t = time

Q = input variable (flow rate)

at steady state -

$$Q_s = C \cdot \frac{dh_s}{dt} \quad \text{--- (1)}$$

तथा (1) से

$$Q - Q_s = C \left(\frac{dh}{dt} - \frac{dh_s}{dt} \right) \quad \left\{ \begin{array}{l} Q = Q - Q_s \\ H = h - h_s \end{array} \right.$$

Taking deviation variable

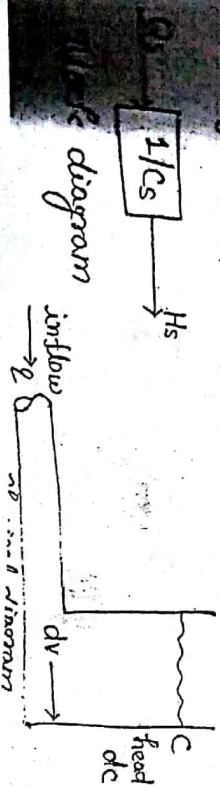
$$Q = C \frac{dH}{dt} \quad \text{--- (11)} \quad \frac{C}{dt} = \tau_s$$

Taking Laplace transformation

$$Q_s = C_s H_s$$

$$\frac{1}{C_s} = \frac{H_s}{Q_s}$$

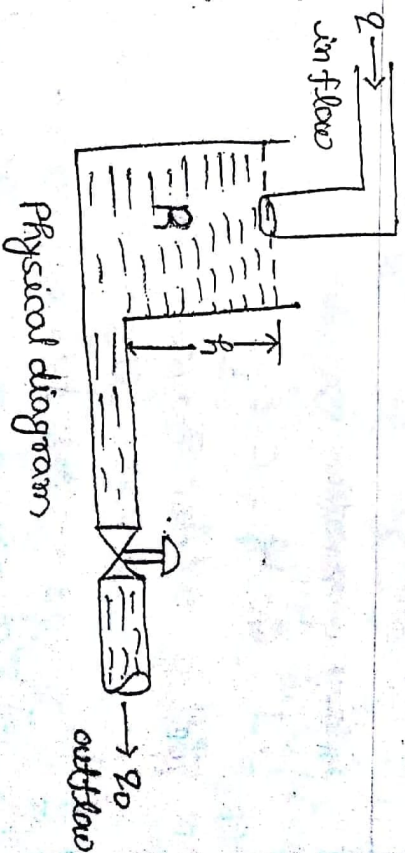
यहाँ $1/C_s$ diff. operator है। इसलिए मैं $1/C_s$ system function $1/C_s$ है।



9012,

Time Constant Element:- चिर से time

constant element डिस्टाग नाम है तथा मे उस resistance liquid tank के डाटा simplified डिमा गाता है। माना time constant element में input variable Q or output variable Q_o तथा capacitance tank का प्रतिरोध R है। Per unit time में flow rate height पर निर्भर करता है। कोई भी capacitance तथा resistance के series की व्यवस्था के तब system निर्देश resistance डाटा होने वाले output में एडि करने पर capacitance पर potential के rate of change में फेलाता है।



इस प्रकार परिभाषित किया जा सकता है।

$$Q_0 = H/R \quad \text{--- (1)}$$

Tank के प्रति material balance लिने-ए

Mass flowing - mass flow out = Rate of accumulation of mass.

$$P_2 - P_0 = \frac{d}{dt}(P_0) \quad \text{--- (II)}$$

$$Q - Q_0 = \frac{dh}{dt} C \quad \text{--- (III)}$$

$$Q - \frac{h}{R} = \frac{dh}{dt} C \quad \text{--- (IV)}$$

at steady state ($Q_s = \frac{h_s}{R}$ and $Q_0 = \frac{h_s}{R}$)

$$Q_s - \frac{h_s}{R} = C \frac{dh_s}{dt} \quad \text{--- (V)}$$

from eq (IV) and (V), we get

$$Q - Q_s - \frac{1}{R}(h - h_s) = C \frac{d}{dt}(h - h_s)$$

Taking deviation variable

$$Q - \frac{H}{R} = C \cdot \frac{dH}{dt}$$

Taking Laplace Transformation

$$Qs - HS = CRHS$$

$$Qs = CRHS + HS$$

$$RQS = HS(Ts + 1) \quad \{CR = Ts\}$$

$$\boxed{\frac{HS}{QS} = \frac{R}{Ts + 1}} \quad \text{--- (VI)}$$

where R परिवर्तनशील factor है। जो 2 पर depend करता है। जब system steady state में होता है तो $R/(Ts + 1)$ steady state function कहलाता है। यदि transfer function in flow 2 तथा out side से related है तो

$$Q - Q_0 = C \frac{dH}{dt} \quad \text{--- (VII)}$$

$$Q_s = \frac{h_s}{R}, \quad Q_0 = \frac{h}{R}$$

$$Q - Q_s = \frac{h - h_s}{R}$$

Taking deviation variable

$$Q - \frac{H}{R} \quad \text{--- (VIII)}$$

Taking Laplace Transformation

$$Q(s) = \frac{HS}{R} \quad \text{--- (IX)}$$

$$Q - Q_0 = C \frac{dH}{dt}$$

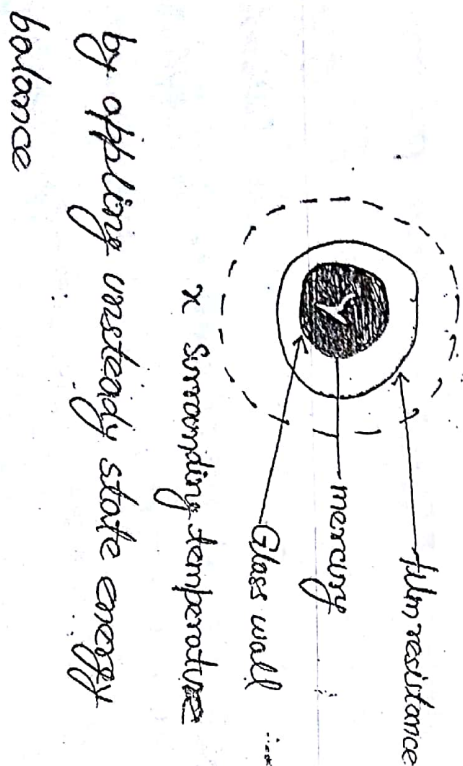
5. Liquid level

6. Two time constant type liquid vessel cascaded, i.e., non-interacting and non-cascaded, i.e., interacting.

7. Continuous stirred tank chemical reactor with 1st order chemical reaction.

Naked bulb thermometer :-

first order system છે 1 ગો તે first order equation સારા બાબત બિન બાબત છે 1 સારા બાબત એ mercury thermometer બલ્બ તર બિન બલ્બ છે



Input rate - Output rate = Rate of accumulation

$$hA(x-y) - 0 = mc \frac{dy}{dt} \quad \text{--- (I)}$$

where, A = Surface area of bulb for heat transfer

C = heat capacity of mercury

m = mass of mercury in bulb

t = time

h = film coefficient of heat transfer at steady state

$$hA[x(s) - y(s)] = 0 \quad \text{--- (II)}$$

from equation (I) and (II)

$$hA[x(s) - y(s)] = mc \frac{d(y - y_s)}{dt}$$

$$hA(x - y) = mc \frac{dy}{dt} \quad \left\{ \frac{mc}{hA} = \tau \right\}$$

$$(x - y) = \tau \frac{dy}{dt}$$

Taking Laplace transformation

$$x(s) - y(s) = \tau s y$$

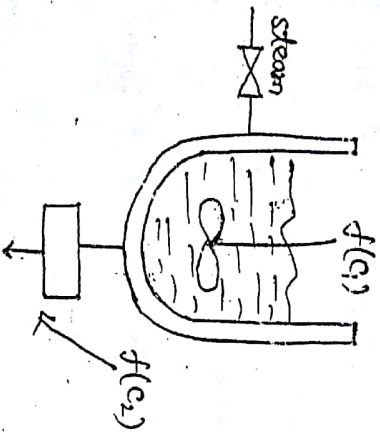
$$x(s) = y(s) [T_s + 1]$$

$$\frac{y(s)}{x(s)} = \frac{1}{T_s + 1}$$

2013,

Stirred tank heater:- नीचे figure में

stirred tank heater show that input
है।



$$fC_1 - fC_2 = V \frac{dT}{dt} \quad \text{--- (1)}$$

at steady state.

$$fC_1(s) - fC_2(s) = 0 \quad \text{--- (2)}$$

मात्र input or output का volumetric
flow fixed है & fluid की density
मात्र Cp fluid की specific heat
capacity है।

from equation (1) and (2)

$$f[C_1 - C_2(s)] - f[C_2 - C_2(s)] = V \frac{dT}{dt}$$

$$f(C_1 - C_2) = V \frac{dT}{dt}$$

$$(C_1 - C_2) = \frac{V}{f} \frac{dT}{dt} \quad \left\{ \frac{V}{f} = \tau \right\}$$

$$C_1 - C_2 = \tau \frac{dT}{dt}$$

Taking Laplace transformation

$$C_1(s) - C_2(s) = \tau s C_2(s)$$

$$C_1(s) = C_2(s) [T_s + 1]$$

$$\frac{C_2(s)}{C_1(s)} = \frac{1}{T_s + 1}$$

Mixing process:- इसमें एक टैंक होता

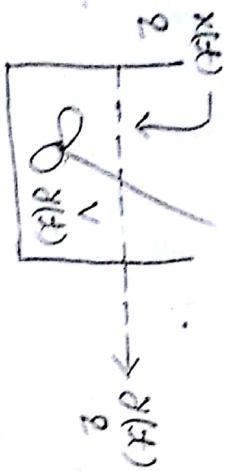
है, जिसमें solution volumetric flow

rate 2 में प्रवेश करता है / Tank का

volume V constant है। Salt solution

enter करता है तो उसकी concentration

x है। outlet concentration y है।



flow rate of salt in - flow rate of salt out

= Rate of accumulation of salt in the tank

$$q(x) - q(y) = \frac{d(Vy)}{dt} \quad \text{--- ①}$$

at steady state equation

$$q(x)s - q(y)s = 0 \quad \text{--- ②}$$

from equation ① and ②

$$q[x - y(s)] - q[y - y(s)] = \frac{d(Vy)}{dt}$$

$$q(x) - q(y) = V \frac{dy}{dt} \quad \left[\begin{matrix} x = x - y(s) \\ y = y - y(s) \end{matrix} \right]$$

Taking Laplace transformation

$$qX(s) - qY(s) = V(s)Y(s)$$

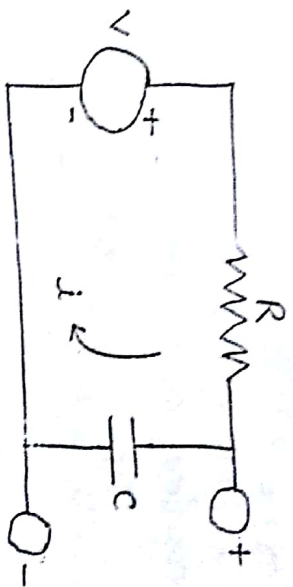
$$X(s) - Y(s) = \frac{V(s)}{q} Y(s) \quad \left[\frac{V}{q} = \tau \right]$$

$$X(s) = Y(s) = \tau s Y(s)$$

$$X(s) = Y(s) [\tau s + 1]$$

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{\tau s + 1}$$

R-C Circuit :-



चित्र में एक R-C Circuit प्रदर्शित किया गया है। इसमें voltage (V) की Resistance (R) तथा capacitance (C) के जोड़ा गया है। अब: किताब के सिमानुसार -

किरॉफ़ी लूप के voltage series का मोर voltage drop के मोर के बाबत होता है।

$$V = iR + \frac{1}{C} \int i dt \quad \text{--- ①}$$

we know that

$$i = \frac{dQ}{dt}$$

इका नाम समी ① में रखने पर

$$V = R \frac{dQ}{dt} + \frac{1}{C} Q \quad \text{--- ②}$$

for steady state condition

$$V(s) = R \frac{dQ(s)}{dt} + \frac{1}{C} Q(s) \quad \text{--- (iii)}$$

from equation (i) and (iii)

$$V - V(s) = R \frac{d(2 - Q_s)}{dt} + \frac{1}{C} (2 - Q_s)$$

Taking deviation variable

$$(V - V_s = V, 2 - Q_s = Q)$$

$$V = R \frac{dQ}{dt} + \frac{Q}{C} \quad \text{--- (iv)}$$

$$CV = RC \frac{dQ}{dt} + Q$$

Taking Laplace transformation

$$CV(s) = RC Q(s) + Q(s)$$

$$CV(s) = T_s Q(s) + Q(s)$$

$$CV(s) = Q(s) [T_s + 1]$$

$$\boxed{\frac{Q(s)}{V(s)} = \frac{C}{T_s + 1}}$$

from eqn (iv)

$$V = R \frac{dQ}{dt} + \frac{Q}{C}$$

$$V = RC \frac{dE_c}{dt} + E_c \quad [Q = CE_c]$$

$$[T = RC]$$

$$V = T \frac{dE_c}{dt} + E_c$$

Taking Laplace transformation

$$V(s) = T(s) E_c(s) + E_c(s)$$

$$V(s) = E_c(s) [T_s + 1]$$

$$\boxed{\frac{E_c(s)}{V(s)} = \frac{1}{T_s + 1}}$$

Liquid level system :-

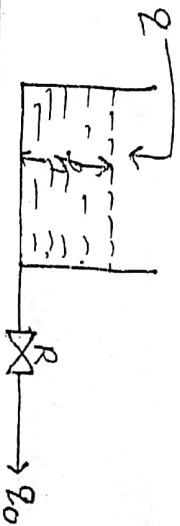


figure of a liquid level system show that when the liquid level in the tank is at a steady state, the flow rate through the resistance is equal to the flow rate through the resistance.

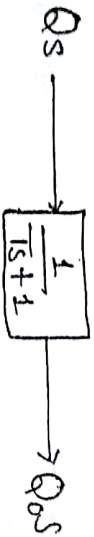
Taking Laplace transformation

$$Q_s - Q_0s = CR(s) \cdot Q_0(s) \quad \{ RQ_0 = f \}$$

$$\text{But } T = RC$$

$$Q_s = (Ts + 1) Q_0(s)$$

$$\frac{Q_0s}{Q_s} = \frac{1}{(Ts + 1)}$$



Block diagram

Oscillatory Element :-

element को नौचे fig में दिखाया गया है। ~~आमतौर पर~~ यह सामान्य liquid, gas and thermal process में encountered नहीं है। यह Bourdon tube pressure gauge को तब बहुत से measuring instrument के लिए typical है। इस system में mass spring and damping system को दिखाया गया है।

According to Newton's second law of motion

$$M \frac{d^2c}{dt^2} = -B \frac{dc}{dt} - KC + m$$

$$\frac{M d^2c}{dt^2} + B \frac{dc}{dt} + KC = m \quad \text{--- (1)}$$

यदि यह ड्रॉ और तथा उष्मा के कारण प्रयोग प्रक्रम के लिए प्रयोग में नहीं लाया जाता है। इसलिए oscillatory element का अध्ययन करने के लिए mass spring तथा damping system पर विचार करते हैं।

where, M = mass of system (Block)

m = input variable force

C = output variable (displacement)

B = Viscous damping coefficient

K = Spring coefficient or Hooke's constant (lbs/in)

Taking the Laplace transformation of eqn (1)

$$MS^2 \tilde{C}(s) + B(s)C(s) + KC(s) = m(s)$$

$$C(s) \{ m(s)^2 + B(s)K \} = m(s)$$

$$C(s) = \frac{m(s)}{\frac{KM(s)^2}{K} + \frac{B(s)}{K} + 1}$$

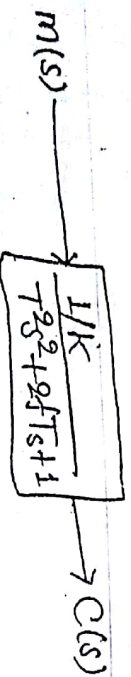
where, $T = \sqrt{\frac{m}{K}}$ = characteristic time

$$T^2 = \frac{m}{K}$$

$$\zeta = \sqrt{\frac{B^2}{4K}} = \text{damping ratio}$$

$$C(s) = \frac{1}{K} \left[\frac{1}{T^2 s^2 + 2\zeta T s + 1} \right] m(s)$$

where $\frac{1/K}{T^2 s^2 + 2\zeta T s + 1} = \text{system function}$



The system function, oscillatory element of characteristics & / or damping ratio 1 or over under damped

$\zeta < 1$, system is under damping
 $\zeta = 1$, system is critically damping
 $\zeta > 1$, system is over damping

System function or Transfer function:-

The transfer function of a system is the operation that when multiplied by the transform of its input signal results in the transform of its output signal. Transfer function provide a useful mechanism for analysing dynamic behavior and designing control system.

Determination of transfer function of

first order system or time constant

element :-

1. Naked bulb thermometer
2. Stirred tank reactor
3. Mixing process
4. R.C. Circuit

is related to the head h by the linear relationship.

$$Z_0 = \frac{h}{R}$$

Taking material balance over the tank.

$$Q_2 - Q_1 = \frac{d}{dt}(eAh)$$

$$Z - Z_0 = A \frac{dh}{dt}$$

$$Z - \frac{h}{R} = A \frac{dh}{dt} \quad \text{--- (I)}$$

At steady state equilibrium condition

$$Z_s - \frac{h_s}{R} = 0 \quad \text{--- (II)}$$

from eqn (I) and (II)

$$Z - Z_s = \frac{1}{R}(h - h_s) = A \frac{d}{dt}[h - h_s]$$

Taking deviation variable

$$Q - \frac{H}{R} = A \frac{dH}{dt}$$

$$Q = A \frac{dH}{dt} + \frac{H}{R}$$

Taking Laplace transformation

$$Q(s) = A(s)H(s) + \frac{H(s)}{R}$$

$$Q(s) = H(s) \left[A(s) + \frac{1}{R} \right]$$

$$RQ(s) = H(s) [RA(s) + 1]$$

$$RQ(s) = H(s) [T_s + 1] \quad [T = RA]$$

$$\boxed{\frac{H(s)}{Q(s)} = \frac{R}{T_s + 1}} \quad \text{--- (III)}$$

we have $Z_0 = \frac{h}{R} \quad \text{--- (IV)}$

at steady state

$$Z_0(s) = \frac{h_s}{R} \quad \text{--- (V)}$$

by eqn (IV) - (V)

$$Z_0 - Z_0(s) = \frac{1}{R} [h - h_s]$$

Taking deviation variable

$$Q_0 = H/R$$

Taking Laplace transformation

$$Q_0(s) = H(s)/R$$

$$H(s) = Q_o(s)R$$

$H(s)$ का मान $Q_o(s)$ में से रखने पर

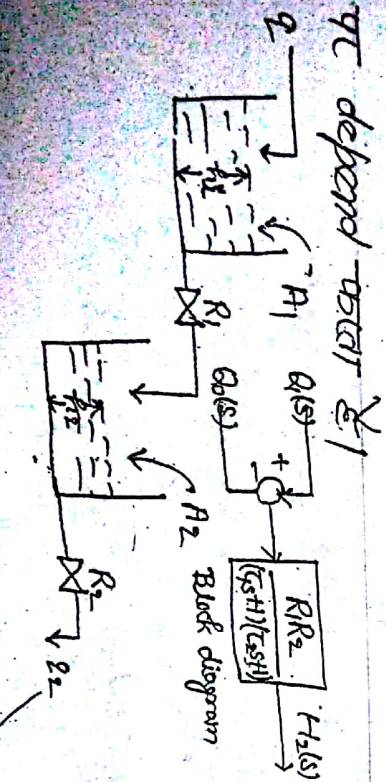
$$\boxed{\frac{Q_o(s)R}{Q(s)} = \frac{R}{T_s + 1}}$$

steady state के लिए transfer function dimensionless होता है

$$Q(s) \rightarrow \boxed{\frac{1}{T_s + 1}} \rightarrow Q_o(s)$$

Two time constant type liquid vessel cascaded, non-interacting system :-

यह system में 1st tank का outlet flow R_1 के जोड़ flow होता है जो h_1 पर depend करता है। इसी प्रकार 2nd tank में outlet flow h_2 पर depend करता है।



माना liquid 2 volumetric flow rate में 1st tank में enter करता है। liquid की density constant है। Tank 1st तथा 2nd के cross section area A_1 व A_2 है तथा flow resistance R_1 तथा R_2 है।

Taking material balance over the first tank

Input - output = Rate of accumulation

$$(Q - Q_1) = \frac{d}{dt} h_1 A_1$$

$\therefore R_1$ व R_2 linear resistance है।

$$Q_1 = \frac{h_1}{R_1} \quad \text{or} \quad Q_2 = \frac{h_2}{R_2}$$

$$Q - \frac{h_1}{R_1} = A_1 \frac{dh_1}{dt} \quad \text{--- (1)}$$

at steady state condition

$$Q(s) - \frac{h_1(s)}{R_1} = 0 \quad \text{--- (11)}$$

from eqn (1) and (11)

$$Q - Q(s) - \frac{1}{R_1} [h_1 - h_1(s)] = A_1 \frac{d}{dt} [h_1 - h_1(s)]$$

Taking deviation variable

$$Q - \frac{H_1}{R_1} = R_1 \frac{dH_1}{dt} \quad \text{--- (III)}$$

$$R_1 Q = R_1 R_1 \frac{dH_1}{dt} + H_1$$

Taking Laplace transformation

$$R_1 Q(s) = T_1(s) H_1(s) + H_1(s)$$

$$R_1 Q(s) = H_1(s) [T_1(s) + 1]$$

$$\boxed{\frac{H_1(s)}{Q(s)} = \frac{R_1}{T_1(s) + 1}} \quad \text{--- (IV)}$$

सम. प्रकाश

$$\boxed{\frac{H_2(s)}{Q(s)} = \frac{R_2}{T_2(s) + 1}} \quad \text{--- (V)}$$

from eqn (IV)

$$\frac{H_1(s)}{Q(s)} = \frac{R_1}{T_1(s) + 1}$$

$\therefore H_1 = Q R_1$ by taking Laplace $H_1(s) = Q(s) R_1$ ---

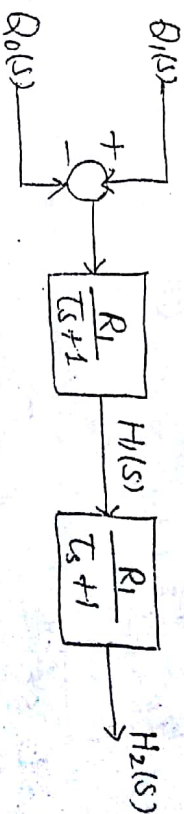
तथा (V) का समीकरण लेते हैं --- (VI)

$$\frac{Q_1(s) R_1}{Q(s)} = \frac{R_1}{T_1(s) + 1}$$

$$\boxed{\frac{Q_1(s)}{Q(s)} = \frac{R_1}{T_1(s) + 1}} \quad \text{--- (VII)}$$

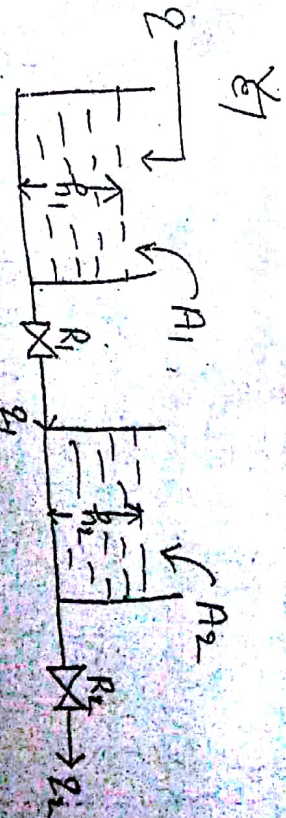
तथा (V) व तथा (VII) से

$$\boxed{\frac{H_2(s)}{Q_1(s)} \times \frac{Q_1(s)}{Q(s)} = \frac{R_2}{T_2(s) + 1} \times \frac{1}{T_1(s) + 1}}$$



Cascaded, i.e., Interacting System:-

इस system में R_1 से निकलने वाला द्रव h_1 और h_2 पर depend करता है, इसलिए इसे interacting system कहेंगे।



$$Q_1 = \frac{h_1 - h_2}{R_1}, \quad Q_2 = \frac{h_2}{R_2}$$

Taking material balance over Ist and IInd tank

At Ist tank

$$Q - Q_1 = A_1 \frac{dh_1}{dt} \quad \text{--- (1)}$$

At 2nd tank

$$Q_1 - Q_2 = A_2 \frac{dh_2}{dt} \quad \text{--- (2)}$$

$$Q_1 - \frac{h_2}{R_2} = A_2 \frac{dh_2}{dt} \quad \text{--- (3)}$$

at steady state

$$Q_1(s) - \frac{h_2(s)}{R_2} = 0 \quad \text{--- (4)}$$

from eqn (1) and (3) $\odot$

$$Q_1 - Q_1(s) - \frac{1}{R_2} [h_2 - h_2(s)] = A_2 \frac{dh_2}{dt}$$

Taking deviation variable

$$Q_1 - \frac{H_2}{R_2} = A_2 \frac{dH_2}{dt}$$

$$R_1 Q_1 = A_2 R_2 \frac{dH_2}{dt} + H_2$$

Taking Laplace transformation

$$R_2 Q_1(s) = A_2(s) R_2 (H_2(s)) + H_2(s)$$

$$R_2 Q_1(s) = T_2(s) H_2(s) + H_2(s) \quad [A_2(s) R_2 = T_2(s)]$$

$$R_2 Q_1(s) = H_2(s) [T_2(s) + 1]$$

$$\boxed{\frac{H_2(s)}{Q_1(s)} = \frac{R_2}{T_2(s) + 1}}$$

$$Q_2 = \frac{h_2}{R_2} \Rightarrow Q_2(s) = \frac{h_2(s)}{R_2} \Rightarrow Q_2 = \frac{H_2}{R_2}$$

$$\Rightarrow H_2(s) = Q_2(s) R_2$$

$$Q_1 = \frac{H_1 - H_2}{R_1}, \quad Q_2 = \frac{H_2}{R_2}$$

Taking Laplace

$$R_1 Q_1(s) = H_1(s) - H_2(s) \quad \text{--- (5)}$$

$$R_2 Q_2(s) = H_2(s) \quad \text{--- (6)}$$

$$\boxed{\frac{H_2(s)}{Q_1(s)} = \frac{R_2}{T_1 T_2 s^2 + (T_1 + T_2 + A_1 R_2) s + 1}}$$

Continuous stirred tank chemical reactor with first order chemical Reaction:-

गतिमय टैंक में प्रथम क्रम की रासायनिक प्रतिक्रिया
 liquid stream volumetric flow reaction
 के टैंक में प्रवेश करती है। प्रतिक्रिया
 reactant A reactor में प्रथम क्रम की
 के साथ decompose हो जाता है।



reaction. 1st order की है so

$$r = KC$$

The material balance for reactant is

$$F_1 - [F_2 + KC_2V] = V \frac{dC_2}{dt} \quad \text{--- (7)}$$

at steady state condition

$$F_1 - [F_2 + KC_2V] = 0 \quad \text{--- (10)}$$

from eqn (7) and (10) के

$$F_1 - F_2 - [F_2 + KC_2V] = V \frac{dC_2}{dt}$$

Taking deviation variable

$$F_1 - F_2 - KC_2 = V \frac{dC_2}{dt}$$

$$F_1 - F_2 (F + KV) = V \frac{dC_2}{dt}$$

$$\frac{F_1}{F + KV} - C_2 = \frac{V}{F + KV} \frac{dC_2}{dt} \quad \left[\tau = \frac{V}{F + KV} \right]$$

Taking Laplace transformation

$$\frac{F_1(s)}{F + KV} - C_2(s) = \tau C_2(s)$$

$$\frac{F_1(s)}{(F + KV)} = C_2(s) [\tau C_2(s) + 1]$$

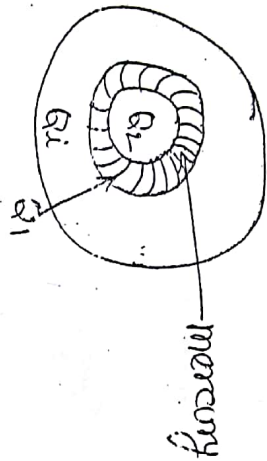
$$\boxed{\frac{C_2(s)}{C_1(s)} = \frac{1}{\left(1 + \frac{KV}{F}\right)(\tau s + 1)}}$$

Determination of transfer function for second order system or oscillatory type element :-

- (i) Bulb in thermowell
- (ii) Mechanical damper
- (iii) Fluid manometer or U-tubes

Bulb in thermowell :- यह thermometer

को इसे thermowell से छटा गार ले सका
transfer function second order differential
equation डाल जाए पर पकने है।



Taking heat balance for thermal well

$$h_1 A_1 (Q_1 - Q_1) - h_2 A_2 (Q_1 - Q_0) = m_1 C_1 \frac{dQ_1}{dt} - 0$$

C_1, C_2 = Thermal capacitance of thermal
wall and mercury.

Taking heat balance of mercury -

$$h_2 A_2 (Q_1 - Q_0) = m_2 C_2 \frac{dQ_0}{dt}$$

$$Q_1 = \frac{m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{dQ_0}{dt} + Q_0$$

Q_1 का मान समीकरण में रखने पर

$$h_1 A_1 (Q_1 - Q_0 - \frac{m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{dQ_0}{dt}) - h_2 A_2 (Q_0 + \frac{m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{dQ_0}{dt} - Q_0)$$

$$= m_1 C_1 \frac{dQ_1}{dt} = m_1 C_1 \left[\frac{m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + \frac{dQ_0}{dt} \right]$$

$$h_1 A_1 Q_1 - h_1 A_1 Q_0 - \frac{h_2 A_2 m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{dQ_0}{dt} - m_2 C_2 \frac{dQ_0}{dt} = m_1 C_1 \frac{m_2 C_2}{h_2 A_2} \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + m_1 C_1 \frac{dQ_0}{dt}$$

$A_2 h_2$ से दोनों पक्षों को गुणा करने पर

$$h_2 A_2 h_1 A_1 Q_1 - h_2 A_2 A_1 h_1 Q_0 - h_1 A_1 m_2 C_2 \frac{dQ_0}{dt} - h_2 A_2 m_2 C_2 \frac{dQ_0}{dt} = m_1 C_1 m_2 C_2 \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + h_2 A_2 m_1 C_1 \frac{dQ_0}{dt}$$

$$\frac{dQ_0}{dt} [h_2 A_2 m_1 C_1 + h_1 A_1 m_2 C_2 + h_2 A_2 m_2 C_2] + m_1 C_1 m_2 C_2 \frac{d^2 Q_0}{dt^2} = h_2 A_2 h_1 A_1 (Q_1 - Q_0)$$

Let

$$\alpha_1 = m_1 C_1 m_2 C_2$$

$$\alpha_2 = h_2 A_2 m_1 C_1 + h_1 A_1 C_2 m_2 + h_2 A_2 m_2 C_2$$

$$\alpha_0 = h_2 A_2 h_1 A_1$$

Putting this value in this equation

$$\frac{dQ_0}{dt} \alpha_2 + \alpha_1 \frac{d^2 Q_0}{dt^2} = \alpha_0 (Q_1 - Q_0)$$

$$\alpha_1 \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + \alpha_2 \frac{dQ_0}{dt} + \alpha_0 Q_0 = \alpha_0 Q_i$$

$$\frac{\alpha_1}{\alpha_0} \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + \frac{\alpha_2}{\alpha_0} \frac{dQ_0}{dt} + Q_0 = Q_i$$

Let $T^2 = \frac{\alpha_1}{\alpha_0}$ and $2FT = \frac{\alpha_2}{\alpha_0}$

Putting these value in above equation

$$T^2 \frac{d^2 Q_0}{dt^2} + 2FT \frac{dQ_0}{dt} + Q_0 = Q_i$$

Taking Laplace transformation of the equation

$$T^2 s^2 Q_0(s) + 2FT s Q_0(s) + Q_0(s) = Q_i(s)$$

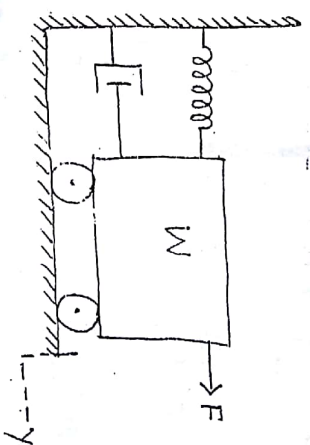
$$Q_0(s) [T^2 s^2 + 2FT s + 1] = Q_i(s)$$

$$\frac{Q_0(s)}{Q_i(s)} = \frac{1}{T^2 s^2 + 2FT s + 1}$$

Mechanical Damper :- figure में एक

block है जिसका भार W है। एक damper spring से attached होता है। इसकी friction less horizontal plane पर wheels पर टिका होता है तथा बल F डोलन

फलक के लिए factor है।



माना प्राथमिक स्थिति में 0 तब समझे block तथा भी अवस्था में है। यदि किसी समय block आगे बढ़ रहा है तब ये तथा velocity $\frac{dy}{dt}$ दोनों positive होते हैं और block पर निम्न बल कार्य करते हैं।

(a) spring द्वारा कर्तव्य वाला बल - Kx जहाँ $K = \text{hook's constant}$

(b) The viscous friction - $c \frac{dy}{dt}$, जहाँ c is

a damping constant

(c) F is the external force

$$F = ma$$

$$v = \frac{dy}{dt}$$

$$a = \frac{dv}{dt} = \frac{d}{dt} \frac{dy}{dt} = \frac{d^2 y}{dt^2}$$

by Newton's law of motion

$$m \frac{d^2 y}{dt^2} + c \frac{dy}{dt} + ky = F$$

$$\frac{m}{k} \frac{d^2 y}{dt^2} + \frac{c}{k} \frac{dy}{dt} + y = \frac{F}{k}$$

$$T^2 \frac{d^2 y}{dt^2} + 2FT \frac{dy}{dt} + y = x$$

$$[x = F/k]$$

Taking Laplace transformation

$$[2FT = c/k]$$

$$T^2 s^2 Y(s) + 2FT s Y(s) + Y(s) = X(s)$$

$$Y(s) [T^2 s^2 + 2FT s + 1] = X(s)$$

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{[T^2 s^2 + 2FT s + 1]}$$

$$F = \sqrt{\frac{c^2}{4mk}} = \sqrt{\frac{c^2}{4T^2 k^2}} \Rightarrow F = \frac{c}{2Tk}$$

$$\Rightarrow \boxed{\frac{c}{k} = 2FT}$$

Fluid Manometer or U-tubes:-

जब किसी system के mechanical part या fluid को यदि किसी भाग में इसका dynamic behaviour

IInd order system को describe किया जाता है। नीचे U-tube manometer

IInd order system के case में डिफरेंशियल equation से प्राप्त करने में मदद करता है। इसका basic equation force को simplify करने के लिए

(i) Frictional pressure drop को velocity के समानुपाती मानते हैं।

(ii) यह मानते हैं कि manometric fluid uniformly accelerate होता है।

Taking force balance

$$\frac{A \rho e}{g_c} \frac{dh}{dt^2} = A \left(e - \frac{e g h}{g_c} \right) - R A \frac{dh}{dt} \quad \text{--- (1)}$$

where,

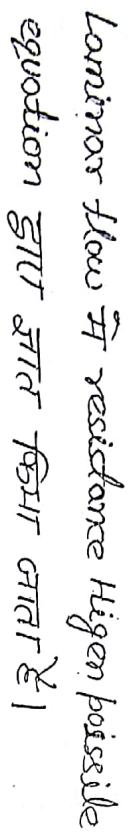
A = Cross section area

h = manometers reading

P = Applied pressure

e = fluid density

R = frictional resistance



$$R = \frac{\Delta P}{V} = \frac{32 \mu L}{D^2 g c}$$

Putting the value of R in the eqn ①

$$\frac{ALe}{\rho c} \frac{d^2 h}{dt^2} = A \left(e - \frac{e g h}{\rho c} \right) - \frac{32 \mu L A}{D^2 \rho c} \frac{dh}{dt}$$

डोनेर पत्रों में १८/९९ के गुणों का मत पट

$$\frac{1}{g} \frac{d^2 h}{dt^2} = \frac{gc}{g} - h - \frac{32\mu L}{D^3 g} \frac{dh}{dt} \quad (11)$$

$$T^2 = \frac{L}{g} \cdot 2\pi T = \frac{39 \text{ m}}{9.8 \text{ m/s}^2}$$

Putting these value in (1) equation

$$T^2 \frac{d^2 h}{dh^2} + 2FT \frac{dh}{dh} + h = \frac{gc}{g} = h_i$$

Taking Laplace

$$T_S^2 h_S + 2FTS h_S + h_S = h_i(s)$$

$$h(s) [T^2 s^2 + 2FTs + 1] = h_i(s)$$

$$\frac{h(s)}{h_i(s)} = \frac{1}{T^2 s^2 + 2\zeta T s + 1}$$

$$L_2 = \frac{L}{2g}, L_1 = \frac{16\mu L}{D^2 g}, L_0 = 1$$

$$\text{Time constant} = \frac{2L_2}{L} = \frac{T^2 e}{16\mu}$$

Natural frequency = $\sqrt{\frac{L_0}{L_2}} = \sqrt{\frac{2g}{L}}$

$$\text{Damping coefficient } (\gamma) = \frac{L_1}{2\sqrt{L_1 L_2}} = \frac{8\mu\sqrt{2L}}{CD^2 g}$$

(ii) if $J < 1$ तो output final value को overshoot करता है तथा लगभगशा तक पहुँचने से पहले oscillate करता है।

⑪ $J = 1$ ता system, critical damped अवस्था में आता है और overshoot के equilibrium के बिना

ਜੇ ਪ੍ਰਣਾਲੀ τ ਭਰੋਸੇ ਲਿਣ ਡਿਨੋ time constant
ਥਾਂ ਆਰ equal ਡਿਨੋ τ

(iii) $J > 1$ ਜੋ system overdamped ਥਾਂ ਡਿਨੋ
 τ ਜੋ controlled ਜੋ ਡਿਨੋ ਥਾਂ ਡਿਨੋ

$J = 0$ ਜੋ undamped.

Response of first order system :-

① Step Response :-

$$X(s) = \frac{A}{s}$$

at first order system

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{\tau s + 1}$$

$$Y(s) = \frac{X(s)}{\tau s + 1}$$

$$Y(s) = \frac{A}{s} \cdot \frac{1}{(\tau s + 1)}$$

$$Y(s) = \frac{A/\tau}{s} = \frac{C_1}{s} + \frac{C_2}{(s + \frac{1}{\tau})} \quad \text{--- ①}$$

$$\frac{A}{\tau} = C_1(s + \frac{1}{\tau}) + C_2 s \quad \text{put } s = 0$$

$$\text{put } (s + \frac{1}{\tau}) = 0 \quad \frac{A}{\tau} = \frac{C_1}{\tau}$$

$$s = -\frac{1}{\tau} \quad \boxed{C_1 = A}$$

$$\frac{A}{\tau} = 0 - \frac{C_2}{\tau}$$

$$\boxed{C_2 = -A}$$

ਥਾਂ ① ਜੋ C_1 ਥਾਂ C_2 ਥਾਂ ਥਾਂ

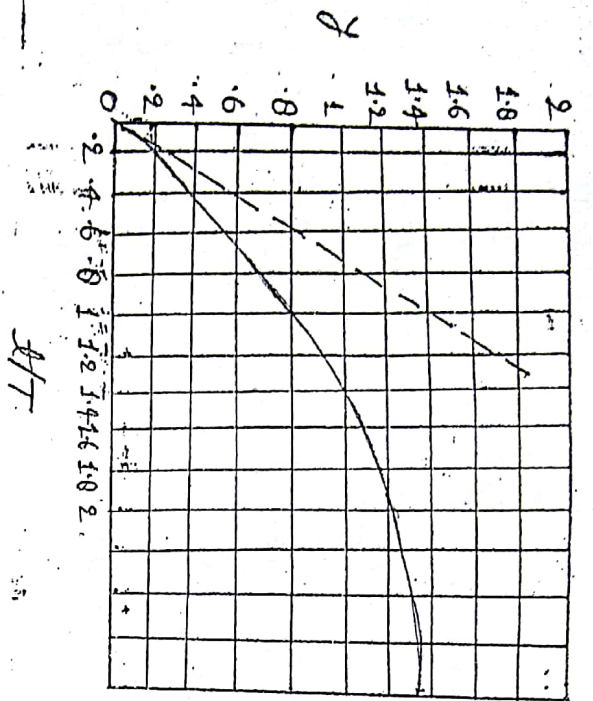
$$Y(s) = \frac{A}{s} - \frac{A}{(s + \frac{1}{\tau})} = A \left[\frac{1}{s} - \frac{1}{(s + \frac{1}{\tau})} \right]$$

$$Y(s) = A \left[\frac{1}{s} - \frac{1}{(s + \frac{1}{\tau})} \right]$$

Taking inverse Laplace of this equation

$$Y(t) = A \left[1 - e^{-t/\tau} \right]$$

$$\boxed{\frac{Y(t)}{A} = 1 - e^{-t/\tau}}$$



Impulse Response :-

$$X(s) = 1$$

by first order system

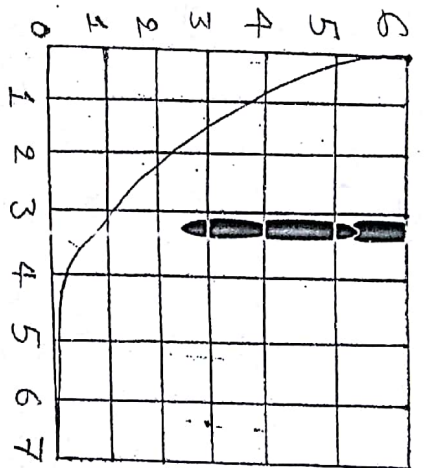
$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{Ts + 1}$$

$$Y(s) = \frac{1/T}{s + \frac{1}{T}}$$

Taking inverse Laplace transformation

$$y(t) = \frac{1}{T} e^{-t/T}$$

$$y(t) = e^{-t/T}$$



Sinusoidal Response :-

$$x = x_s + A \sin \omega t$$

where, x = temp of bath

x_s = temp of bath before

sinusoidal disturbance is applied.

ω = radian frequency

$$x - x_s = A \sin \omega t$$

$$x = A \sin \omega t$$

$$X(s) = \frac{A \omega}{s^2 + \omega^2}$$

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{Ts+1}$$

(II)

$$Y(s) = \frac{Au}{s^2+\omega^2} \cdot \frac{1}{(Ts+1)}$$

$$Y(s) = \frac{Au}{(s^2+\omega^2)} \cdot \frac{1/T}{(s+\frac{1}{T})}$$

$$\frac{Au}{(s^2+\omega^2)} \cdot \frac{1/T}{(s+\frac{1}{T})} = \frac{B}{(s+\frac{1}{T})} + \frac{Cs+D}{(s^2+\omega^2)} \quad \text{--- (I)}$$

$$\frac{Au}{T} = B(s^2+\omega^2) + (Cs+D)(s+\frac{1}{T})$$

$$\text{Put } s+\frac{1}{T}=0 \Rightarrow s=-\frac{1}{T}$$

$$\frac{Au}{T} = B\left(\frac{1}{T^2} + \omega^2\right) + 0$$

$$\frac{Au}{T} = \frac{B(1+T^2\omega^2)}{T^2}$$

$$B = \frac{AT\omega}{1+T^2\omega^2} \quad \text{--- (II)}$$

$$s^2 \text{ का गुणांक ज्ञेय पर } B+C=0$$

$$C = -B = -\frac{AT\omega}{1+T^2\omega^2} \quad \text{--- (III)}$$

अब पर ज्ञेय पर

$$\frac{Au}{T} = B\omega^2 + \frac{D}{T}$$

$$\frac{D}{T} = \frac{Au}{T} - \frac{AT\omega \cdot \omega^2}{(1+T^2\omega^2)}$$

$$D = \frac{Au + AT\omega^3T^2 - AT\omega^3T^2}{1+T^2\omega^2}$$

$$D = \frac{Au}{1+\omega^2T^2} \quad \text{--- (IV)}$$

समी (I), (II) and (IV) के मान समी (I) में

रखें पर

$$Y(s) = \frac{AT\omega}{(1+T^2\omega^2)(s+\frac{1}{T})} + \frac{Au}{(1+T^2\omega^2)}$$

$$= \frac{AT\omega s}{(1+T^2\omega^2)(s^2+\omega^2)}$$

Taking inverse transformation

$$Y(t) = \frac{AT\omega e^{-t/T}}{(1+T^2\omega^2)} + \frac{Asin\omega t - AT\omega\cos\omega t}{(1+T^2\omega^2)}$$

$$Y(t) = \frac{AC\omega e^{-\frac{t}{\tau}}}{1+\tau^2\omega^2} \frac{A}{(1+\tau^2\omega^2)} (\tau\omega \cos\omega t - \sin\omega t)$$

we know that

$$(P\cos A + Q\sin A) = r \sin(A + \phi)$$

$$r = \sqrt{P^2 + Q^2}, \quad \phi = \tan^{-1}\left(\frac{P}{Q}\right)$$

then

$$Y(t) = \frac{AC\omega e^{-\frac{t}{\tau}}}{(1+\tau^2\omega^2)} - \frac{A}{(1+\tau^2\omega^2)}$$

$$\sqrt{\tau^2\omega^2 + 1} \cdot \sin(\omega t + \phi)$$

$$Y(s) = \frac{AC\omega e^{-\frac{t}{\tau}}}{1+\tau^2\omega^2} + \frac{AS\sin(\omega t + \phi)}{\sqrt{1+\tau^2\omega^2}}$$

$$As \quad t \rightarrow \infty$$

then

$$Y(s) = 0 + \frac{AS\sin(\omega t + \phi)}{\sqrt{1+\tau^2\omega^2}}$$

output तथा input के amplitude का ratio $\frac{1}{\sqrt{1+\tau^2\omega^2}}$ है। जो सदैव 1 से कम होगा है।

Ramp Response :- first order में ramp input को निम्न प्रकार परिभाषित कर सकते हैं।

$$X(s) = A/s^2$$

as first order system:

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{\tau s + 1}$$

$$Y(s) = \frac{X(s)}{\tau s + 1} = \frac{A}{s^2} \left(\frac{1}{\tau s + 1} \right)$$

$$Y(s) = \frac{A/\tau}{s^2(s + \frac{1}{\tau})}$$

$$\frac{A/\tau}{s^2(s + \frac{1}{\tau})} = \frac{B}{s} + \frac{C}{s} + \frac{D}{s^2} \quad \text{--- (1)}$$

$$\frac{A}{\tau} = BS^2 + CS(s + \frac{1}{\tau}) + D(s + \frac{1}{\tau})$$

$$\frac{A}{\tau} = B\left(\frac{1}{\tau^2}\right) + 0 + 0$$

$$\boxed{B = A\tau}$$

s^2 का गुणांक ज्ञेय पर

$$B+C=0$$

$$C=-B \Rightarrow \boxed{C=-AC}$$

अतः पर ज्ञेय पर

$$\frac{A}{C} = \frac{D}{C} \Rightarrow \boxed{D=A}$$

B, C तथा D का मान समी ① में रखने पर

$$\begin{aligned} Y(s) &= \frac{AC}{s+\frac{1}{\tau}} + \frac{A}{s^2} - \frac{AC}{s} \\ &= AC \left[\frac{\frac{1}{\tau}}{s+\frac{1}{\tau}} + \frac{1}{\tau s^2} - \frac{1}{s} \right] \end{aligned}$$

Taking inverse transformation of equation

$$y(t) = AC \left[e^{-\frac{t}{\tau}} + \frac{t}{\tau} - 1 \right]$$

$$y(t) = A \left[\tau e^{-\frac{t}{\tau}} + t - \tau \right]$$

Response of second order system to

step change (Transient response):-

एक second order system में unit step function introduce किया जाए तो-

$$X(s) = \frac{1}{s}$$

Transfer function of second order system

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{\tau^2 s^2 + 2\tau s + 1}$$

$$Y(s) = \frac{1}{s(\tau^2 s^2 + 2\tau s + 1)} \quad \text{--- ①}$$

this equation may be factored into two linear terms that contain the root.

$$s_1 = -\frac{1}{\tau} + \frac{\sqrt{F^2-1}}{\tau} \quad \text{--- ②}$$

$$s_2 = -\frac{1}{\tau} - \frac{\sqrt{F^2-1}}{\tau} \quad \text{--- ③}$$

Therefore equation ① is become

$$Y(s) = \frac{1/\tau^2}{s(s-s_1)(s-s_2)}$$

Root s_1 & s_2 real complex हो ते α parameter τ पर depend करे है।

Case	Parameter	Nature of root	Description of response
I	< 1	Complex	Underdamped oscillatory
II	$= 1$	Real and equal	Critically damped
III	> 1	Real	Overdamped or non oscillatory

Case-I:- इस case में equation (iv) का inverse Laplace transformation लेने पर निम्न result प्राप्त होता है।

$$y(t) = 1 - \frac{1}{\sqrt{1-f^2}} e^{-f\tau t} \sin \left[\sqrt{1-f^2} \frac{t}{\tau} + \sin^{-1} \left(\frac{f}{\sqrt{1-f^2}} \right) \right]$$

इस equation से स्पष्ट है कि $t \rightarrow \infty$ जैसे अभ्यास होगा वैसे-2 $y(t) \rightarrow 1$, की ओर अभ्यास होगा। इस response की graph को graph की सहायता से नहीं बनाया जाये है।

$F < 1$ पर डिमेंशन response का nature oscillatory होगा। वैसे-2

F का मान बढ़ता है oscillatory में कमी होती है। $F < 1$ के लिए IInd order system को oscillatory system कहते हैं।

Case-II:-

$F = 1$ इस case में equation

(iv) का inverse Laplace transformation लेने पर निम्न result प्राप्त होता है।

$$y(t) = 1 - (1 + t/\tau) e^{-t/\tau}$$

इस case में response non-oscillatory होगा।

Case-III:- $F > 1$ इस case में equation

(iv) का inverse Laplace transformation लेने पर निम्न result प्राप्त होता है।

$$y(t) = 1 - e^{-f\tau t} \left[\cosh \left(\sqrt{F^2-1} \frac{t}{\tau} \right) + \frac{F}{\sqrt{F^2-1}} \sinh \left(\sqrt{F^2-1} \frac{t}{\tau} \right) \right]$$

$$\sinh \left(\sqrt{F^2-1} \frac{t}{\tau} \right)$$

where the hyperbolic function are

defined as $\sinh a = \frac{e^a - e^{-a}}{2}$ if $T_1 = T_2 = T$

Then $F = 1$



$$\cos ha = \frac{e^a + e^{-a}}{2}$$

$$F > 1 \text{ then } \frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{(T_1 s + 1)(T_2 s + 1)}$$

$$T_1 = (F + \sqrt{F^2 - 1})T, T_2 = (F - \sqrt{F^2 - 1})T$$

Controller Characteristic

—* Mode of Control Action —*

Elements of a control system:-

The basic elements

of a control system are following.

1. Process:- The material equipment along with the physical or chemical operation which take place (tanks, heat exchangers, reactors, separators, etc)

2. Measuring instrument or sensors:-

for eg. thermocouples (for temp.), bellows, or diaphragms (for pressure or liquid level), orifice plates (for fluid), gas chromatographs or various types of spectroscopic analysers (for composition) and so on.

Decay Ratio:- दो क्रमशः Peaks की size के अनुपात को Decay Ratio कहते हैं।

$$\text{Decay Ratio} = \exp\left(\frac{-2\pi F}{\sqrt{1-F^2}}\right) = (\text{overshoot})^2$$

Rise Time:- किसी higher order system के response को first time, ultimate value तक पहुँचाने में लगे समय को Rise time कहते हैं। इसे ऊँचे प्रदर्शित करते हैं।
Rise time का मान F के बढ़ने से बढ़ता है।

Response time:- किसी higher order system के response को इसके ultimate value के ± 5 प्रतिशत तक आने तथा उनी पर स्थिर होने में लगे समय को Response time कहते हैं।

Period of Oscillation:- Unit step change

करने पर किसी higher order के response को निम्न रूप में लिखा जा सकता है।

$$y(t) = 1 - \frac{1}{\sqrt{1-F^2}} e^{-\frac{\zeta}{\sqrt{1-F^2}} t} \sin\left(\sqrt{1-F^2} \frac{t}{\tau} + \tan^{-1} \frac{\sqrt{1-F^2}}{F}\right)$$

—①

$$\therefore \text{Radial frequency } \omega = \frac{\sqrt{1-F^2}}{\tau}$$

but we know that

$$\omega = 2\pi f$$

$$\therefore f = \frac{\omega}{2\pi}$$

$$f = \frac{1}{2\pi} \cdot \frac{\sqrt{1-F^2}}{\tau}$$

Natural Period of Oscillation:- Undamped

condition के अनुरूप radial frequency को Natural frequency कहते हैं। इसे ω_n से प्रदर्शित करते हैं।

$$\omega_n = \frac{1}{\tau} \quad \text{---①}$$

We know that

$$F_n = \frac{1}{T_n} = \frac{1}{2\pi\omega_n} = \frac{1}{2\pi T}$$

Natural frequency को actual frequency के साथ निम्न equation द्वारा समझा दिया जाता है।

$$\frac{F}{F_n} = \sqrt{1 - \zeta^2}$$

Response of first order system:-

जैसे-जैसे first

system का transfer function ज्ञात हो तो हम किसी भी forcing function के लिए first order system का transient आचरण से ज्ञात कर सकते हैं।

Sinusoidal Response:- इस case में mercury

thermometer को example के रूप में चुन सकते हैं। माना तापमापी का temp x_s स्थिति पर सामान्य पर पहुँचता है। तब tank का temp x time के साथ निम्न समीकरण द्वारा

बतलाता है।

$$x = x_s + A \sin \omega t, t > 0 \quad \text{--- (I)}$$

where, x = temp of tank

x_s = Sinusoidal disturbance

A = Amplitude of variation in temp.

ω = Radian frequency rad/sec/time

$$x - x_s = A \sin \omega t$$

$$x = A \sin \omega t \quad \text{--- (II)}$$

Taking Laplace transformation

$$X(s) = \frac{A\omega}{s^2 + \omega^2} \quad \text{--- (III)}$$

The transfer function of a first system is given as.

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{1 + \tau s} \quad \text{--- (IV)}$$

$$= \frac{A\omega}{s^2 + \omega^2} \cdot \frac{1}{1 + \tau s} \quad \text{--- (V)}$$

$$Y(s) = \frac{A\omega}{s^2 + \omega^2} \cdot \frac{1/\tau}{s + \frac{1}{\tau}}$$

Taking inverse Laplace transform

$$y(t) = \frac{A\omega\tau e^{-t/\tau}}{\tau^2\omega^2 + 1} - \frac{A\omega\tau}{\tau^2\omega^2 + 1} \cos \omega t + \frac{A \sin \omega t}{\tau^2\omega^2 + 1} \quad \text{--- (VI)}$$

Proportional Integral Control of stirred tank heater for load point change:-

$$\frac{T'}{T_1'} = \frac{A_1 s + 1}{T_1 s + 1} \left(1 + \frac{K_{DA}}{T_1 s + 1} \right)$$

$$= \frac{1}{(T_1 s + 1) + K_{DA} \left(\frac{T_1 s + 1}{T_1 s} \right)}$$

$$= \frac{T_1 s}{(T_1 s + 1)(T_1 s) + K_{DA}(T_1 s + 1)}$$

$$= \frac{T_1 s}{T_1^2 s^2 + T_1 s + K_{DA} T_1 s + K_{DA}}$$

$$= \frac{T_1 s / K_{DA}}{\frac{T_1^2}{K_{DA}} s^2 + T_1 s \left(1 + \frac{1}{K_{DA}} \right) + 1}$$

$$\frac{T'}{T_1'} = \frac{A_1 s}{T_1^2 s^2 + 2F T_1 s + 1}$$

where, $A_1 = \frac{T_1}{K_{DA}}$

$$T_1 = \sqrt{\frac{T_1^2}{K_{DA}}}$$

$$F = \frac{1}{2} \left(\frac{1}{K_{DA}} + 1 \right)$$

for unit step change in load $T_1' = \frac{1}{s}$

$$T' = \frac{A_1}{T_1^2 s^2 + 2F T_1 s + 1}$$

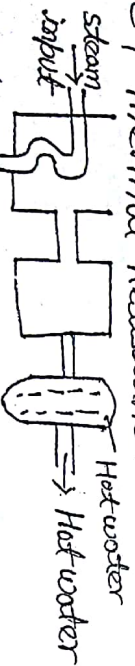
Servo Problem :- The disturbance does not change while the set point under goes a change the feed back controller acts in such a way as to keep close to the change in δp .

$$\bar{y}(s) = G(s)P(s)P(s)$$

Regulation Problem :- The set point remains the same while the load changes and the feed back controller tries to eliminate the impact of load change keep y at the desired set point.

Capacity lag :- Process का वह भाग जो पदार्थ को एकत्रित करने की क्षमता रखता है, capacity lag कहलाता है। प्रक्रम का वह भाग जो capacity

के अभाव ऊर्जा संचरण में बाधा उत्पन्न करता है। Thermal Resistance कहलाता है।



Dead Time :- वह किसी element के input में परिवर्तन किया जाता है तो input का response प्राप्त होने में एक निश्चित समय लगता है। जिसे Dead time कहते हैं।

Response Time :- Response time वह time होता है, जो response की ultimate value के 1.5% की सीमा के अन्तर्गत पहुँच पाएँगे के लिए आवश्यक होता है।

Over shoot :- किसी higher order system के input में unit step change करने पर response का मान ultimate value से कितना अधिक होता है। इसकी मात्रा over shoot के द्वारा की जाती है।

$$\text{Over shoot} = \exp\left(\frac{-\pi F}{\sqrt{1-F^2}}\right)$$

over shoot का मान F के बढ़ने पर बढ़ता है। fig. में A/B के अनुपात को over shoot कहते हैं।

$$\frac{T'}{T_R} = \frac{A_1}{T_1 s + 1}$$

where, $A_1 = \frac{K_c A}{1 + K_c A}$, $T_1 = \frac{T}{1 + K_c A}$

Thus, the ultimate value of the temp T' does not match the desired change.

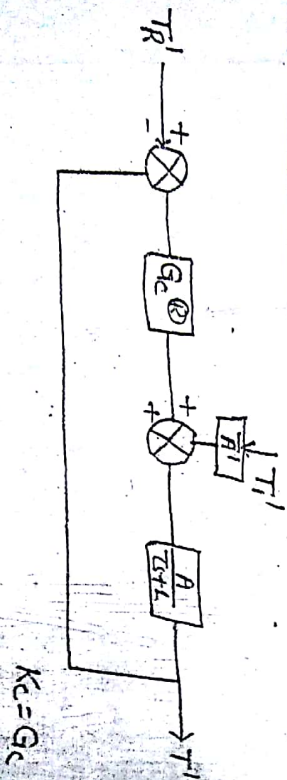
This discrepancy is called offset and is defined as

$$\text{offset} = T_R'(\infty) - T'(\infty)$$

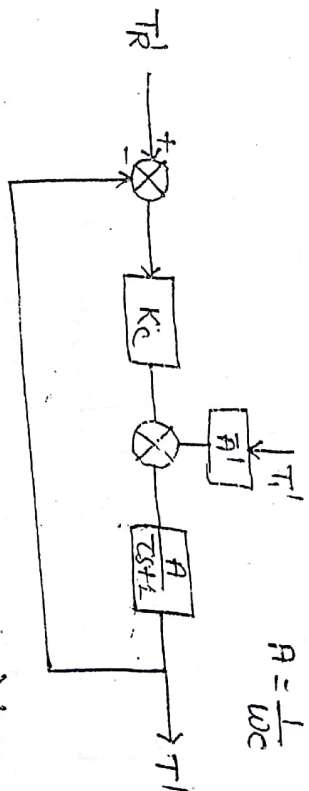
$$\text{offset} = 1 - \frac{K_c A}{1 + K_c A} = \frac{1 + K_c A - K_c A}{1 + K_c A}$$

$$\text{offset} = \frac{1}{1 + K_c A}$$

The offset decreases as K_c increase.



Proportional control at stirred tank heater for load point change (Regulator problem):-



Set case T_R' set point fixed $T_R' \neq 1$ so

$$T_R' = 0$$

3rd: overall transfer function becomes

$$\frac{T'}{T_R'} = \frac{A \bar{H}' / Ts + 1}{1 + \frac{K_c A}{Ts + 1}}$$

$$\frac{T'}{T_R'} = \frac{1}{Ts + 1 + K_c A}$$

This may be arranged in the form of first order lag $\cdot (1 + K_c A)T$ and T_c

$$\frac{T'}{T_R'} = \frac{A_2}{T_2 s + 1}$$

where, $A_2 = \frac{1}{1 + K_c A}$, $T_2 = \frac{T}{1 + K_c A}$

from equation the offset becomes

$$\text{offset} = T'_1(\infty) - T'_1(\infty)$$

$$= 0 - \frac{1}{1+K_A}$$

$$\boxed{\text{offset} = -\frac{1}{1+K_A}}$$

Proportional Integral Control of stirred

tank heater for set point change:-

$$\frac{T'_1}{T'_R} = \left(1 + \frac{1}{T_S}\right) \left(\frac{K_A}{T_S+1}\right) \frac{1+K_A\left(1+\frac{1}{T_S}\right)\left(\frac{1}{T_S+1}\right)}{1+K_A\left(1+\frac{1}{T_S}\right)\left(\frac{1}{T_S+1}\right)}$$

$$\begin{aligned} \frac{T'_1}{T'_R} &= \frac{\frac{K_A}{T_S+1} \left(\frac{T_{1S}+1}{T_S}\right)}{1 + \frac{K_A}{T_S+1} \left(\frac{T_{1S}+1}{T_S}\right)} \\ &= \frac{K_A(T_{1S}+1)/T_S}{(T_S+1) + K_A\left(\frac{T_{1S}+1}{T_S}\right)} \end{aligned}$$

$$\frac{T'_1}{T'_R} = \frac{K_A(T_{1S}+1)}{T_S(T_S+1) + K_A(T_{1S}+1)}$$

$$= \frac{K_A}{T_S^2 + T_S + K_A T_S + K_A}$$

$$= \frac{T_S+1}{\frac{T_S}{K_A} s^2 + \frac{s(T_S+K_A T_S)}{K_A} + 1}$$

for unit step change in set point $T'_R = \frac{1}{s}$

$$T'_1 = \frac{T_1}{T_1^2 s^2 + 2FT_1 s} + \frac{1}{s} \frac{1}{T_1^2 s^2 + 2FT_1 s + 1}$$

$$\text{offset} = T'_R(\infty) - T'_1(\infty)$$

$$= 1 - 1$$

$$= 0$$

$$\boxed{\text{offset} = 0}$$

diagram के single block diagram में simplified किया जाता है। इसका transfer function निम्न का गुणफल होता है।

$$C = GE - ①, B = HC - ②, E = R - B - ③$$

$$C = G(R - B)$$

$$C = GR - GBC$$

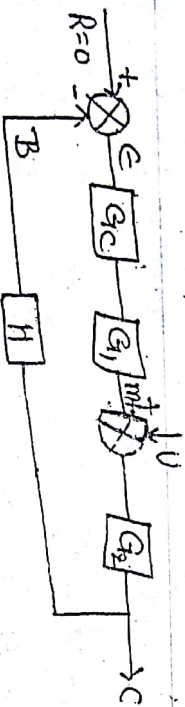
$$C + GBC = GR$$

$$C(1 + GH) = GR$$

$$\boxed{\frac{C}{R} = \frac{G}{1 + GH}}$$

Overall Transfer function for change in load (Regulator problem):-

इसमें set point fixed होता है। इस case में $R = 0$ होता है। तथा चिज को निम्न प्रकार दर्शाते हैं।



चित्रानुसार निम्न समीकरण लिखें जा सकते हैं।

$$C = G_2(U + m) - ④$$

$$m = G_1 G_2 C - ⑤$$

$$B = HC - ⑥$$

$$E = R - B = -B \text{ because } R = 0 - ⑦$$

समीकरण ⑦ से

$$C = G_2(U + m)$$

$$C = G_2(U + G_1 G_2 C)$$

$$C = G_2[U + G_1 G_2 C]$$

$$C = G_2[U + G_1 G_2 C]$$

$$C = G_2 U + G_1 G_2 C$$

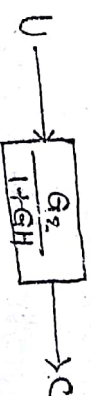
$$C + G_1 G_2 C = G_2 U$$

$$C(1 + G_1 G_2) = G_2 U$$

$$\boxed{\frac{C}{U} = \frac{G_2}{1 + G_1 G_2}}$$

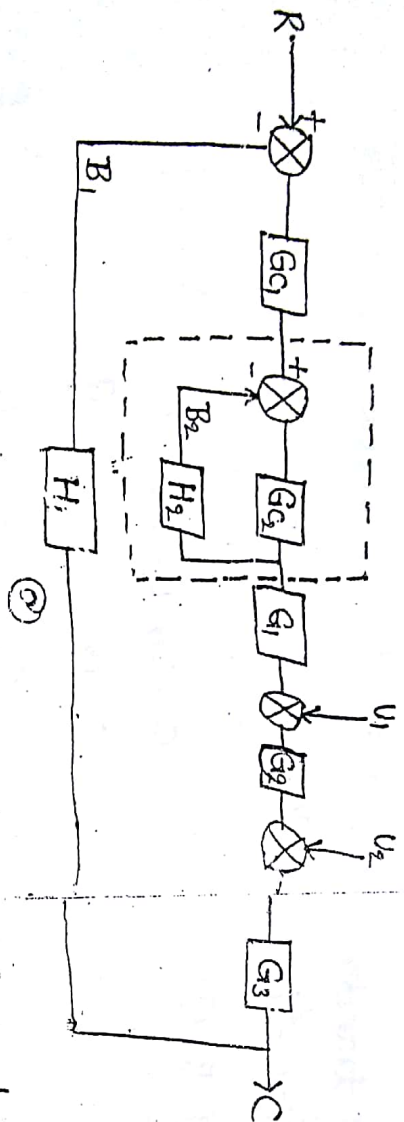
$$\frac{C}{U} = \frac{G_2}{1 + GH}$$

where $G = G_1 G_2$

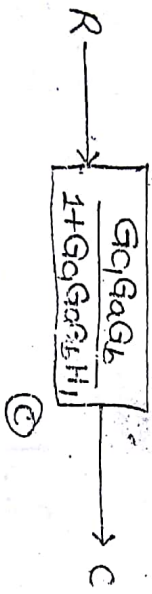
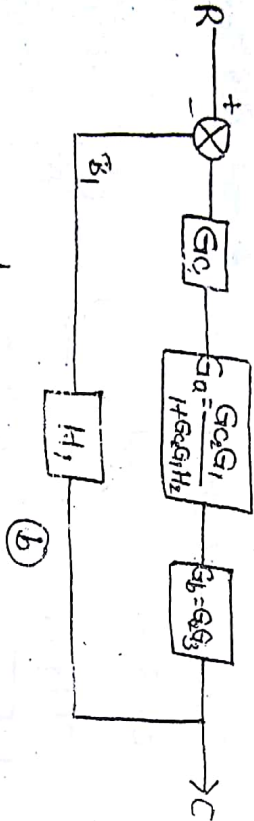


Regulator Problem chemical industry में आधिकारिक प्रयुक्त होता है तथा दिन industry में process कठिन (complex) है इसमें ऐसी problem का समाधान सरल ही आसानी से होता है।

Overall Transfer function for multi loop control system :-



कई-के लिए पहले inner loop का transfer function ज्ञात कर single block diagram में reduce करते हैं। इसके बाद पुनः single loop system की प्रति transfer function ज्ञात करते हैं।



- Original diagram
- First Reduction
- Final single block diagram

Multiloop control system के लिए overall transfer function C/R ज्ञात

Proportional control at stirred tank heater for set point change (servo problem) :-

for proportional control

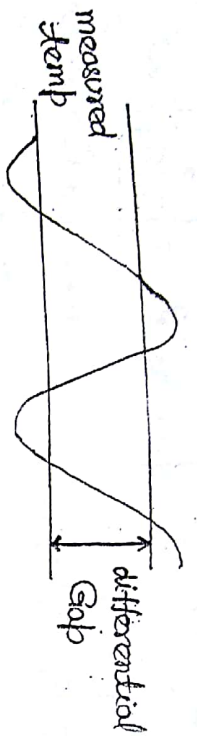
$$\frac{T'}{T'R} = \frac{KcA / Ts + 1}{1 + \frac{KcA}{Ts + 1}}$$

$$\frac{T'}{T'R} = \frac{KcA}{Ts + 1 + KcA}$$

This equation may be arranged in the form of first order lag to give

$1 + KcA$ से each term में प्राप्त होने पर

$$\frac{T'}{T'R} = \frac{KcA / 1 + KcA}{Ts + 1 + KcA / 1 + KcA}$$



Two Position Control को निम्न electrical vessel control से भी स्पष्ट किया जा सकता है। Vessel में float, valve को ही जैसे जलीय electric power को control करता है। जब liquid level में गूँड़-हीली है। तब switch का control close होता है। इस प्रकार solenoidal valve close हो जाता है। जिससे स्टाक में इस का input flow बंद जाता है। जब liquid level गिरता है तब switch का control पुनः जाता है और vessel में flow आरम्भ हो जाता है। यदि float level में कोई bearing friction नहीं होती तो action smooth तथा kitoge होती है।

on-off control के लिए इस निम्न प्रकार से लिखते हैं।

$$m = m_1 \quad \text{when } e > 0$$

$$m = m_2 \quad \text{when } e < 0$$

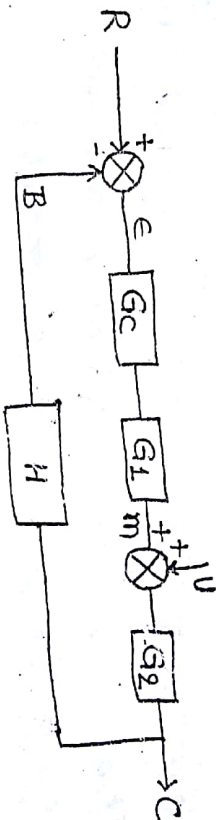
min value of valve on position पर होगा तब deviation आता है।
 & off position पर deviation कम होता है।
 where, m = manipulated variable, e = deviation
 m_1 & m_2 = min & max value of manipulated variable

Closed loop in Automatic

Control

Standard block diagram Symbols :- The

block diagram has been redrawn and incorporates some standard symbols for the variable and transfer function.



R = set point

C = Controlled variable

e = error

m = manipulated variable

V = Load variable or disturbance

G_c = Transfer function for controller

G_1 = Transfer function for final control element

G_2 = Transfer function of process.

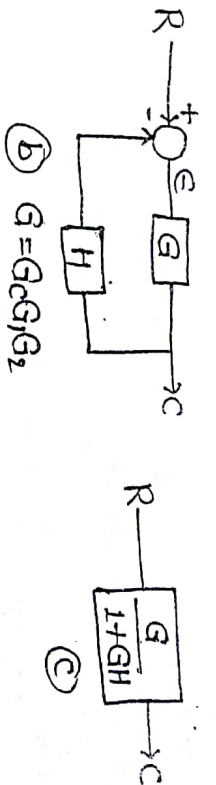
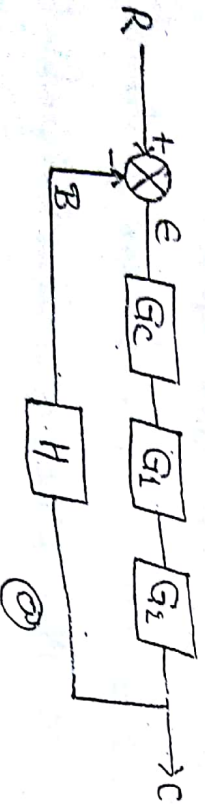
H = Transfer function of measuring element

B = Measuring element (variable produced by)

Overall Transfer function for Single loop

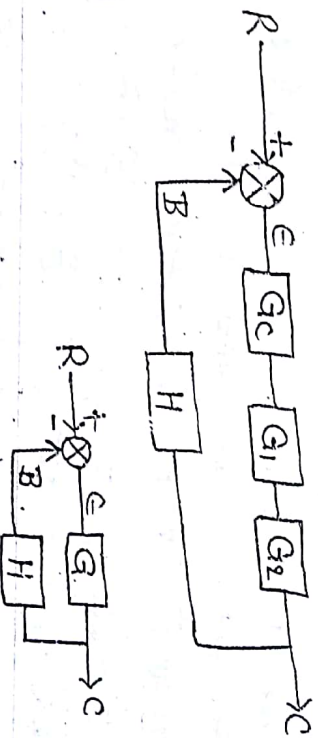
system:- किसी controlled variable का पहले block diagram लिये है तथा C पर U के साथ सम्बन्ध दर्शाते होते Transfer function की गणना करते है। ये transfer function, overall transfer function कहलाते है। क्योंकि इसे system के लिए प्रयोग किया जाता है। overall transfer function का उपयोग controlled system के लिए मल्टीप्लर जानकारी उपलब्ध करने से किया जाता है। चरम में परिवर्तन से C के मान को विद्युत फल है।

Set point R से परिवर्तन के कारण response को $U=0$ तक जात करते है तथा load variable से परिवर्तन के कारण response को $R=0$ तक जात करते है।



Overall Transfer function for change in set point (servo problem):-

set point से परिवर्तन से overall transfer function का निर्धारण $U=0$ तक करते है। तथा standard block diagram को reduce करके निम्न प्रकार चलाते है।



$$G = G_c G_1 G_2$$

इस reduction से हमने block diagram reduction के आधार निम्न का प्रयोग किया है। इसके अनुसार कई जैसी क्रम से system function से सुक्ष्म block

There is no offset with integral control since the output keeps changing as long as any error persists. However, the initial response to an error is slow, and proportional control is ordinarily used with integral control. The integral action corrects for the offset that usually occurs with proportional control only, and the offset is similar to manual adjusting or resetting of set point after each load change.

Derivative Control:-

Derivative action is often added to proportional control to improve the response of slow systems. By increasing the output when the error is changing rapidly. Derivative action anticipates the effect of large load changes and

reduces the maximum error. With derivative control, the controller output is proportional to the derivative of the error.

$$P = T_D \frac{de}{dt}$$

²⁰¹² On-off Control (Two Position Control):-

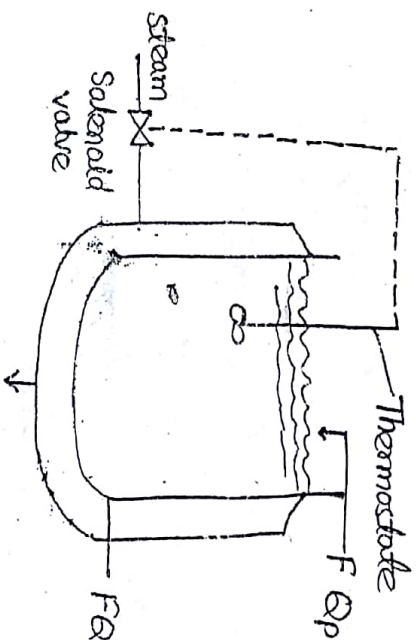
On-off controller आगम, ~~एक~~ तबला एवं कुछ रूप से प्रयोग होने वाला controller है। जिसका use industrial एवं बिजुल दोनों ही service के लिए किया जाता है। इसका use heating system (refrigerator) and water heater etc से किया जाता है। Two position control, positive controller type action है। जिसमें measured variable का मान तेजी से change होता है। उस measured variable का मान set point से कम होता है तो controller on position से

तथा output signal का मान maximum होता है। जब measured variable का मान set point से अधिक होता है तो controller off position से होता है तथा इसका output लगभग zero के बराबर होता है।

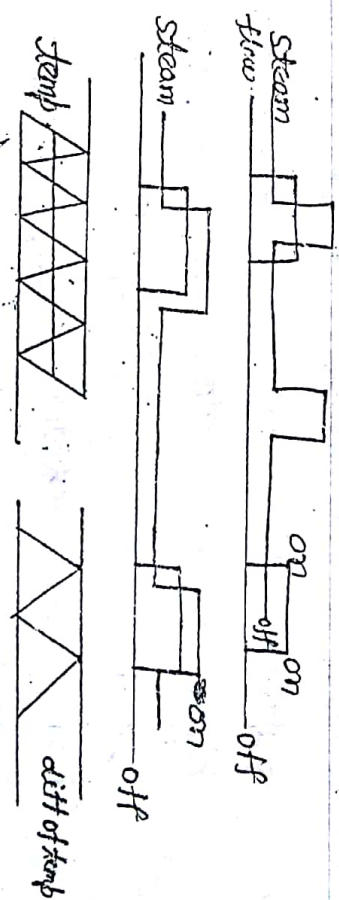
Mechanical fraction तथा *electrical contact* पर operating (अक्रिय होने) के कारण controller वास्तविक रूप से set point से कुछ कम मान पर on तथा set point से कुछ अधिक मान पर off होता है।

इस प्रकार के interval को *differential gap* कहते हैं। इस प्रकार set point, differential gap के नगण्य controlled variable के मानों की वह range है। जिससे controller द्वारा कोई भी correction apply नहीं किया जा सकता है।

on-off controller की response मान भ्रम से दिखाता जाता है। जैसा कि चित्र से स्पष्ट है कि Heat transfer से कोई lag उत्पन्न न हो तो process का output एक triangular wave से प्राप्त होता जिसका amplitude differential gap तथा ताप परिवर्तन की दर से calculate की जा सकती है। जिस वास्तविक में यह over shoot तथा under shoot होते हैं।



on-off control of Kettle temperature



90th Proportional Integral Controller (PI):-

Most commonly it is known as proportional-plus-reset controller.

Integral control action तथा proportional control action को जोड़ने पर proportional integral controller प्राप्त किया जाता है। इस combination का मुख्य aim डीनो control action से निश्चित लाभ प्राप्त करना है।

Its actuating signal is related to the error by equation.

$$P = K_c E + \frac{K_c}{T_I} \int_0^t E dt + P_s \quad \text{--- ①}$$

where,

T_I = Integral time constant or reset time

when $E = 1$

$$P = K_c + \frac{K_c}{T_I} t + P_s \quad \text{--- ②}$$

equation ①

$$P - P_s = K_c E + \frac{K_c}{T_I} \int_0^t E dt$$

$$P = K_c E + \frac{K_c}{T_I} E t$$

taking Laplace transformation

$$P(s) = K_c E(s) + \frac{K_c}{T_I s} E(s)$$

$$P(s) = E(s) \left[K_c + \frac{K_c}{T_I s} \right]$$

$$\boxed{\frac{P(s)}{E(s)} = K_c \left[1 + \frac{1}{T_I s} \right]}$$

linearly change

इस एक तरह रेकीम एन है जो response equation को represent करती है।

Proportional Derivative Control (PD):-

Proportional Control तथा derivative control को जोड़ने पर P.D control प्राप्त होता है।

This mode of control may be represented by

$$P = K_c E + K_c T_D \frac{dE}{dt} + P_s \quad \text{--- ①}$$

where, K_c = gain

T_D = derivative time

P_s = Constant

the linear function

$$e = At$$

$$P = AK_c t + K_c T_D A + R_s \quad \text{--- (10)}$$

or (10)

$$P - R_s = K_c e + K_c T_D \frac{de}{dt}$$

$$\therefore P = K_c e + K_c T_D \frac{de}{dt}$$

Taking Laplace transformation

$$P(s) = K_c E(s) + K_c T_D s E(s)$$

$$P(s) = E(s) [K_c + K_c T_D s]$$

$$\boxed{\frac{P(s)}{E(s)} = K_c (1 + T_D s)}$$

^{or}
Proportional Integral Derivative Control

(PID) :- This mode of control is combination of proportional controller, derivative controller and Integral controller. It is expressed by the equation

$$P = K_c e + K_c T_D \frac{de}{dt} + \frac{K_c}{T_I} \int_0^t e dt + R_s$$

$$P - R_s = K_c e + K_c T_D \frac{de}{dt} + \frac{K_c}{T_I} \int_0^t e dt$$

$$P = K_c e + K_c T_D \frac{de}{dt} + \frac{K_c}{T_I} \int_0^t e dt$$

Taking Laplace transformation

$$P(s) = K_c E(s) + K_c T_D s E(s) + \frac{K_c}{T_I s} E(s) \cdot t$$

$$P(s) = E(s) \left[K_c + K_c T_D s + \frac{K_c t}{T_I s} \right]$$

$$\boxed{\frac{P(s)}{E(s)} = K_c \left[1 + T_D s + \frac{1}{T_I s} \right]}$$

Integral Control :- With integral control, the controller output is proportional to the integral of the error.

$$P = \frac{1}{T_I} \int_0^t e dt$$

where,
 T_I = Integral time

3. Transmission lines:- Used to carry the measurement signal from the sensors to the controller and the control signal from the controller to the final control element. These lines can be either pneumatic (compressed air or liquid) or electrical.

4. ⁹⁰¹⁸Controller:- Also includes the function of the comparator. This is the unit with logic that decides by how much to change the value of the manipulated variable. It requires the specification of the desired value (set point).

5. ⁹⁰¹⁸Final control element:- Usually a control valve or a variable speed metering pump. This is the device that receives the control signal from the controller and implements it by physically adjusting the value of manipulated variable.

Mode of Control or Controller Action:-
The automatic controller error को reduce करने के लिए control action produce करता है।
mode of control or Control action बताता है। ये तीन प्रकार

हैं - ① Proportional Control (P)

- ② Integral Control
- ③ Proportional integral control (PI)
- ④ Proportional derivative control (PD)
- ⑤ Proportional integral derivative control (PID)
- ⑥ Two position control

Proportional Controller (P Controller):-

The proportion controller process an output signal (Pressure in the case of pneumatic controller, current or voltage for an electric controller) that is proportional to the error (ϵ). This is simplest type of controller.

$$P = K_c \epsilon + R_s \quad \text{--- ①}$$

P = output signal from controller

K_c = Proportional gain/sensitivity gain

R_s = Constant.

ϵ = error = set point - measured variable

The error ϵ , which is the difference between setpoint and measured variable may be in any suitable units. The unit of setpoint and measured variable must be same.

एक control system, steady state में है और $\epsilon = 0$ तब output signal का मान, R_s मान के बराबर होगा।

$$P = 0 + R_s$$

$$P - R_s = 0$$

Putting this value in eqn ①

$$P - R_s = K_c \epsilon$$

$$P = K_c \epsilon$$

Taking Laplace transformation

$$P(s) = K_c \epsilon(s)$$

$$\frac{P(s)}{\epsilon(s)} = K_c$$

Proportional gain inversely with proportional band.

$$\text{Proportional gain} \propto \frac{1}{\text{Proportional band}}$$

The relation between proportional gain and proportional band PB in percentage

$$\boxed{\% PB = \frac{1}{K_c} \times 100}$$

Steady state condition जैसे प

$$y(\theta) = 0 - \frac{A\omega\tau}{\tau^2\omega^2+1} \cos\omega\tau + \frac{A\sin\omega\tau}{\tau^2\omega^2+1}$$

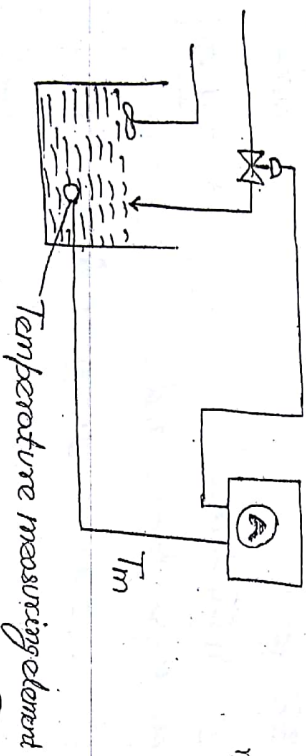
$$A\sin\theta + B\cos\theta = r\sin(\theta+\phi)$$

$$r = \sqrt{A^2+B^2}$$

$$\phi = \tan^{-1}(-\omega\tau)$$

Proportional Control for set point change

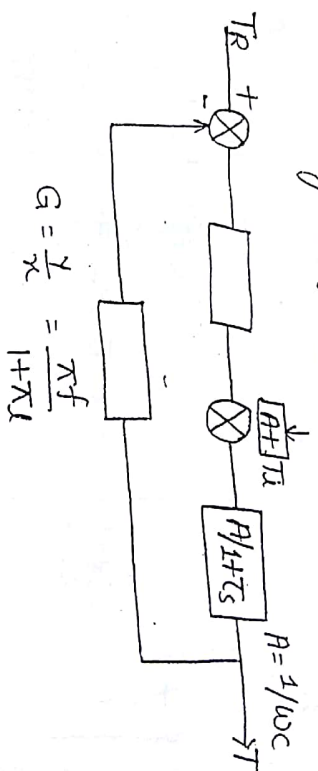
(servo problem):- माना एक stirred tank heater, जिसमें steam है: जहाँ water को heat करने के लिए करने के लिए use किया जा रहा है।



माना कि valve का dynamic नगण्य है जिसके कारण valve का transfer function एक constant 'K' जैसे है। Transfer function के और सज्जस रूप के लिये Kv का मान

एक होता है।

Block diagram for stirred tank heater



$$G = \frac{y}{x} = \frac{Kf}{1+Kd}$$

Derivation:-

Proportional controller for set point change:-

$$T_r = 0$$

$$\therefore Kf = \frac{Gc \cdot A}{Ts+1}$$

$$= \frac{GcA}{Ts+1}$$

$$K_u = \frac{Gc \cdot A}{Ts+1} \rightarrow \frac{T}{T_r} = \frac{GcA}{1+Ts+GcA} \quad \text{--- (1)}$$

for proportional control $Gc = Kc$

$$\therefore \frac{T}{T_r} = \frac{KcA/Ts+1}{1+KcA/(Ts+1)}$$

$$= \frac{KcA}{Ts+1+KcA}$$

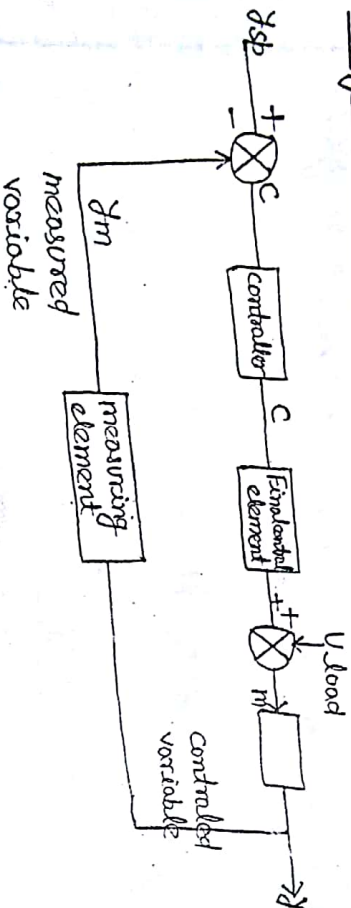
$$\frac{T}{T_R} = \frac{K_c A / (1 + K_c A)}{1 + K_c A} \frac{1}{s + 1}$$

$$\frac{T}{T_R} = \frac{A_1}{T_1 s + 1}$$

where, $A_1 = K_c / (1 + K_c A)$

$$\text{रथा } T_1 = \frac{T}{1 + K_c A}$$

⁹⁰³²
Negative feed back V/S Positive feed back:-



Negative feed back यह check करता है कि negative difference या error प्रयोगा control element adjust करने के लिए क्रिया जाता है। जिससे कि control element error को कम कर सके।

for example:- माना कोई system $y_{sp} = y_m = y$ यदि load को increase क्रिया जाता है तो

य और y_m भी बढ़ने लगता है। जिससे कि error (E) Negative हो जाती है। यदि single comparator तक y_{sp} और y_m को add कर डेरे है तो system positive feed back होगा जो कि unstable है। यह जानने के लिए कि यह सत्य है यह मान लिया जाता है कि system steady state है।

$y = y_m = y_{sp}$ और e को धरा दिया जाए तो y और y_m डेरे हो जायेंगे।

feed back control तीन प्रकार के होते हैं।

- ① Proportional
- ② Proportional Integral
- ③ Proportional Integral Derivative

Servo Problem, V/s Regulator Problem:-

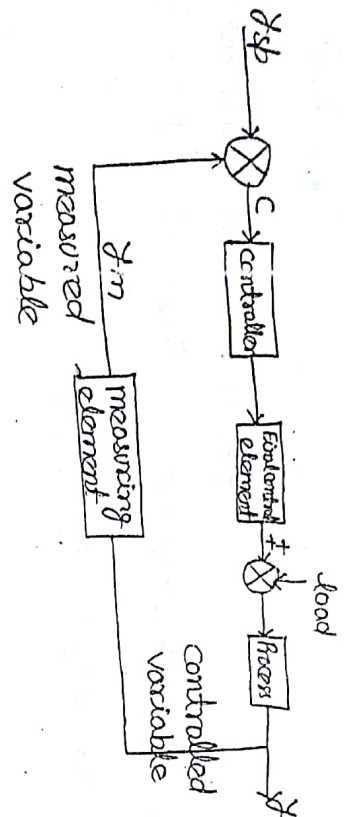


Fig के control system को दो प्रकार की situation के control system की ability के point of view से जाना है। पहली situation से जिसे servo mechanism type problem तथा दूसरा Regulated problem कहा जाता है।

Servo Problem:- इस case में मूल load

'd' में कोई change नहीं होता है और

इस set point को change करने में interested है। इस problem के लिए set point $r(s)$ desired variation के according परिचित हो जाता है। $d(s) = 0$

Regulated Problem:- इस case में desired

value $r(s)$ fix होता है और control system का main purpose control variable को maintain करना होता है। $r(s)$ पर load 'd' में change के समान

इसलिए $r(s) = 0$

Feed back Controller:-

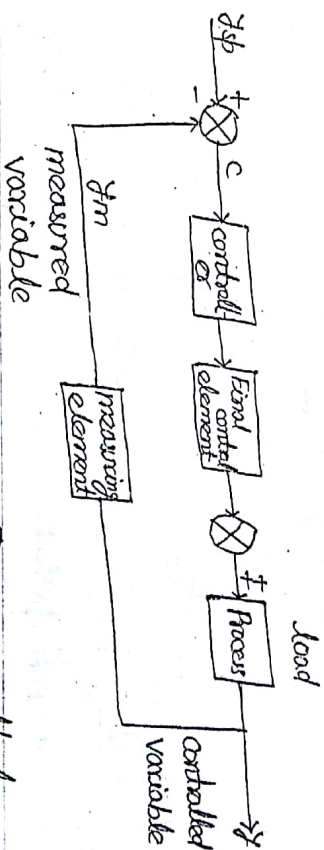
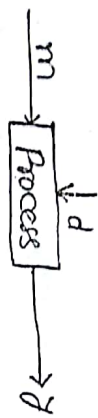


Fig. में दिखाई गई process में एक output y potential difference मा load 'd' है और एक manipulated variable m है। Load 'd' किसी भी समान change होता होता है। Output 'y' की value आवश्यकता के

अनुसार set कर दिया जाता है। इन सब चीजों को करने के लिए feed back control चलाना step होता है।



① Measuring sensor के द्वारा output value को measure किया जाता है। माना measuring sensor के द्वारा measure की गयी output value y_m है।

② Measure की हुई value y_m को output desired value से compare किया जाता है और इसे error प्राप्त होता है।

③ Error को main variable के पास supply के लिए भेज दिया जाता है क्योंकि manipulated variable m को इस प्रकार change कर दिया है कि error की value (E) कम हो लगे। अतः controller final control element को द्वारा manipulated variable को change करते हैं।

Impulse function:- यह function जिसके लिये area सदैव एकानक होता है, impulse function कहलाता है।

अतः unit impulse function को निम्न प्रकार define किया जाता है।

$$f(t) = \begin{cases} 0 & t \neq 0 \\ \infty & t = 0 \end{cases}$$

mathematically impulse function step function का deviation होता है।

$$\delta(t) = \frac{d}{dt} \{u(t)\}$$

$$L\{\delta(t)\} = L\left[\frac{d}{dt} u(t)\right]$$

$$= sL[\text{unit step function}]$$

$$= s \cdot \frac{1}{s} = 1$$

$$= 1$$

Difference between Negative & Positive

feed back :-

① यदि comparator से प्राप्त signal set point तथा measured value का difference होता है तो उसे Negative feed back कहते हैं।

जबकि comparator से प्राप्त signal set point तथा measured का योग होता है तो उसे positive feed back कहते हैं।

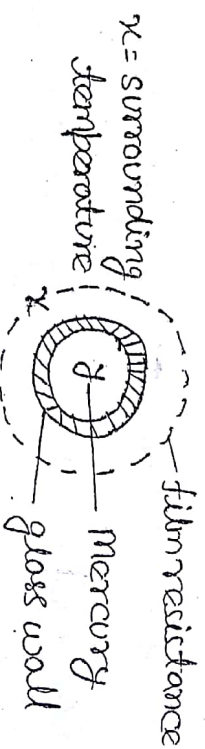
② Negative feed back का use simple system में किया जाता है + जबकि positive feed back का use complex system के लिए किया जाता है।

③ Negative feed back त्रुटि होती है।
जबकि Positive feed back अत्रुटि होती है।

④ Negative feed back का use अधिक किया जाता है जबकि Positive feed back का use बहुत rare case में किया जाता है।

⑤ Negative feed back controlled variable का मान मा तो घटता है मा तो बढ़ता है। जबकि positive feed back controlled variable का मान बढ़े घटता है।

Naked Bulb Thermometer :- एक mercury thermometer पर विचार करते हैं जो fluid के flowing माफ़ी में स्थित है। fluid का temp x समय के साथ परिवर्तित होता है।



इसमें होने वाले अणुवाणीयों निम्न है।

① Heat transfer Resistance bulb के चारों ओर स्थित film resistance से होता है।

② सभी thermal capacity mercury से होती है। और फिली समय Thermometer में mercury का temp एक समान होता है।

③ Mercury in glass wall से होता है वह tank चढ़ने पर न तो फैलता है और न ही सिकुँचता है।

Unsteady state energy balance होने पर -

Input rate - Output rate = Rate of accumulation

$$h_A(x-y) - 0 = mc \frac{dy}{dt} \quad \text{--- ⑩}$$

Steady state condition होने पर -

$$h_A(x_s - y_s) = mc \frac{dy_s}{dt} = 0 \quad \text{--- ⑪}$$

eqn ⑩ से है ⑪ को हल करने पर

$$h_A(x - y) - h_A(x_s - y_s) = mc \frac{d}{dt}(y - y_s)$$

$$h_A[(x - y_s) - (y_s - y_s)] = mc \frac{d}{dt}(y - y_s) \quad \text{--- ⑫}$$

Taking deviation variable -

$$x = (x - y_s), \quad y = (y - y_s)$$

$$h_A(x - y) = mc \frac{dy}{dt}$$

$$h_A(x - y) = \frac{mc}{h_A} \frac{dy}{dt}$$

$$\text{Let } \frac{mc}{h_A} = \tau$$

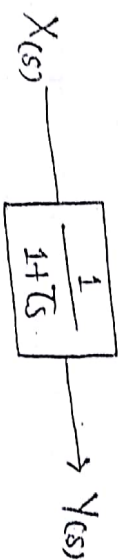
$$\text{Then } x - y = \tau \frac{dy}{dt}$$

Taking Laplace transfer -

$$X(s) - Y(s) = \tau(s) Y(s)$$

$$X(s) = \tau(s) Y(s) + Y(s)$$

$$\frac{Y(s)}{X(s)} = \frac{1}{1 + \tau s}$$



Difference between interacting & non-interacting system :-

Interacting system	Non-interacting system
① Interacting system में tank-2 में liquid को height resistance R_1 से होने वाले flow को प्रभावित करता है।	① Non-interacting system में tank-2 में liquid को height resistance R_1 से होने वाले flow को प्रभावित नहीं करता है।

② Interacting system में feed का flow direction tank-1 से tank-2 में होता है।

⑩ Interacting system में resistance R_1 से पहले होने वाले flow को निम्न छल डार जाल किया जाता है।

$$Z_1 = \frac{f_1 - f_2}{R_1}$$

⑪ Interacting system के लिए overall transfer function निम्न छल

① यदि दो tank series में connected है तो उनका overall transfer function, दोनों के अलग-अलग transfer function का गुणफल नहीं होता है।

③ Non-interacting system में fluid को पहले atmosphere में spill होने के बाद tank-2 में flow करते हैं।

⑬ Non-interacting system में resistance R_1 से होने वाले flow को निम्न छल डार जाल किया जाता है।

$$Z_1 = f_1 / R_1$$

⑭ Non-interacting के लिए overall transfer function निम्न है।

$$\frac{H_2(s)}{Q(s)} = \frac{R_2}{(T_1 s + 1)(T_2 s + 1)}$$

① यदि tank series में connected है तो उनका overall transfer function, दोनों के transfer function का गुणफल होता है।

Cheryl. dsouza @ essar. com

09099438383 (Joblient HR)

9. minisha. singh @ adityabirla. com

KPL ID -

1. surendra @ srf. com

2. Pksinha @ dcl. com } - SRF fertilizer (cat)

3. hr. khanda @ salarisdentech. com

4. career @ iolcp. com (iol baramla)

5. Poojeri1 @ piems. net. co (Birla company)

6. sasidharan. t @ adityabirla. com

7. Radhika. mishra @ aditya birla. com

10. Surendra. gahlot @ salarisdentech. com
(9009927561)

Address - Plot no. 70-73, Sector - 4, IIE Gurgaon

City - Gurgaon, State - Uttaranchal

Pin - 263153, website - www.pplpack.com

Industry - Courier - डीडीएल

Logistics - पैकेजों के मासाल, निगमों को भेजने की सेवा, फिली-गति संयोजन की समस्या

Packaging - बगल/बहुधा बनाए

Transport - एकलक से डीडी सेवा मिलेगी, परिवहन करना, डीडी मिलान करना

Company type - Indian's SOI - 1000

Sector - Private sector

end by DEVENDRA KUMAR

Rac