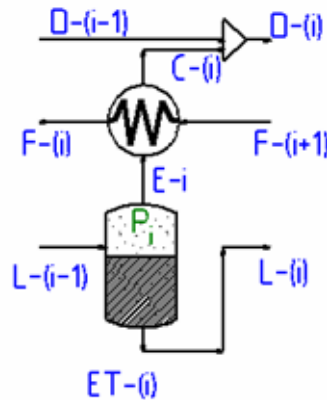


Para ello se propone dividir dicho flowsheet en módulos individuales que representen cada una de las etapas teóricas que lo forman. Asumir un numero N de etapas totales. Cada unidad separadora es:



### Hipótesis:

#### A) Flash: FL-i

- Presión de operación conocida
- Adiabático.
- Cada equipo cuenta con una restricción en su entrada como parte del evaporador flash y tiene el único objetivo de producir la descompresión

#### B) Intercambiador: IC-i

- Con el IC-i se utiliza para precalentar la alimentación..
- El vapor E-i cede todo su calor latente siendo  $(UA)_{IC-i}$  suficiente y la condensación es total.

#### C) Sumador: S-i

- No hay cambio de fases.

#### D) Calentador

- Recibe una corriente térmica de valor Q.
- El agua que ingresa no modifica su condición de estado.

#### E) Corrientes

- F: Corriente acuosa salina de temperatura, caudal, presión y composición conocidos. Se asume un único componente representando a la sal de composición  $C_S^F$  y cuyo calor específico es  $C_{pS}$ .

- El soluto (sal) no es volátil.
- La corriente C-0, de la línea de recolección de destilado, tiene flujo nulo y su función es hacer que el modulo genérico i se pueda aplicar a todas las etapas desde la 1 hasta la última (N-ésima).
- Q es una corriente de calor de valor conocido.

**F) Otras**

- Las caídas de presión en los intercambiadores son nulas.