

A3 (a) 可逆 (b) 加熱

全体収支 ① + ⑥ = ② + ⑤
(流入) (流出)

N_2 1=212 (表お) ① = ②

よ2 $100 \text{ ton/h} \times 0.75 = 95.3 \times (c)$

$(c) = 0.787$ よ2 (c) 78.7%

O_2 1=212 (表お) ① = ②

$100 \text{ ton/h} \times 0.1 = 95.3 \times (d)$

$(d) = 0.105$ よ2 (d) = 10.5%

CO_2 1=212 (表お) ① = ② + ⑤

$100 \times 0.09 = 95.3 \times 0.011 + (e) \times 0.995$

$(e) = 7.99 \approx$ 8.0

全体収支お. $100 + (f) = 95.3 + 8$

$(f) =$ 3.3

(g) CO_2 解離のための反応熱

(h) 水の蒸発

(i) 故散塔塔頂での CO_2 濃度を上げる

(j) 小±4