陰イオン交換によるアルカリの製造について

山辺武郎・鈴木荘司

強塩基性陰イオン交換機脂 Amberlite IRA-400 のアシモニア水再生によるアルカリの製造りはアンモニア水のみでは再生が困難で、また銀を多量に含む酸化銀アンモニア水は再生は良好であるが、銀の回収が困難であって必ずしも良結果とは言い難いものであったので、このたびは同じく強塩基性樹脂ではあるが、IRA-400 よりやや塩基性の弱い、すなわち再生が楽で、かつ交換容量の大きい Amberlite IRA-410 を用いてアルカリ製造の研究を行った。

まずアンモニア水による ROH への再生の実験を行った。樹脂母体 100g (RCI としては 113g, 湿潤容積は280cc)をとり,下部にゴム栓とコックの付いたガラス管を備えた径 3.4cm のガラス円筒の底にガラス綿をしき,その上に樹脂を充塡し,下口瓶より再生液の一定量を流し,ついで食塩水 11 を流下し,100cc ずつの fraction をとり,その OH^- の 濃厚部分(A部分と称す)の濃度をアルカリの収量と考えて比較した。流速は常に $5\,cc/min$ に保った。

まず再生液として 2N NaOH 1l を用い, 1,2,3,4N NaCl を流下した. その結果 2N 以上の 食塩水はほぼ 同様な収量を示したので, 2N NaCl を最適濃度と定めた. つぎに再生液とし, 6,7,8N のアンモニア水 2l を用い,更に Ag^+ の効果を見るため, 上記のアンモニア水に Ag^+ を $AgNO_3$ として 0.5,1,1.5,2mE 加えた再生液を用いて再生した後上と同様に 2N NaClを流下する実験を行った. これらの実験結果を第1表に示す.

第 1 表

再 生 液	添加劑 Ag+(mE)	食塩水濃 度 (N)	A部分のOH-濃度 (N)	
			200cc	400cc
2 N NaOH	-	1	0.866	0.680
		2 3	1.252	0.712
		3	1.285	0.728
		4	1.378	0.728
6Nアンモニア水	0	2	0.368	0.221
	0.5	"	0.375	0.224
	1	"	0.382	0.228
	1.5	"	0.359	0.221
7Nアンモニア水	0	"	0.371	0.228
	0.5	"	0.357	0. 224
	1	"	0.365	0.220
	1.5	"	0.364	0. 221
8Nアシモニア水	0	"	0.361	0. 226
	1	"	0.377	0.239
	1.5	"	0.310	0.208
	2	"	0.351	0. 227

第1表の結果は既報と厳密に同じ条件で行ったのでは

ないが、既報の条件すなわち Amberlite IRA-400 の R Cl 50g (湿潤容積 150cc) A部分 200cc と比較してほぼ次のような結論を得た。 (イ) IRA-410は IRA-400 にくらべてはるかに再生が楽でその結果いずれの場合もアルカリの収量がよい。 (ロ) NaOH 再生のときはは IRA-410 は OH-濃度が 0.7N に対し IRA-400 は 0.33Nにすぎない。 (ハ) 8N アンモニア水再生のとさは IRA-410 は 0.23N に対し IRA-400 は 0.16N にすぎない。

(=) 再生液として 8N アンモニア+1mE $AgNO_3$ のときは IRA-410 は 0.24N に対し IRA-400 は 0.13N である. (ホ) IRA-410 のとときは Ag^+ の小量の添加は著るしい効果はない。結局 IRA-410 を用いてアンモニア水再生を行ったときは湿潤容積 280cc のとき収量として 0.37N NaOH 200cc を得た.

つぎに OH 樹脂よりはるかに再生の容易な HCO_0 樹脂の利用を考えた. すなわち CI 樹脂湿潤容積 100cc を用いた場合 1N NH_4HCO_01 / で約 99% 再生せられるが、1N NaOH のときは 99% 再生に約 21 を必要とする.

実験方法はアンモニア水再生と同様に行い、まずRCI 100cc を用い、1N NH_4HCO_3 1.4l で再生し、1,1.5、 2^N NaCl を通した。 A部分として 100cc をとると 1.5N NaCl のときに 1.06N (全アルカリ) を得た。

更に RHCO₃ 樹脂のアンモニア水再生実験を行った. 樹脂は RCl 2l を用い, 2N NH₄HCO₃ 5l で RHCO₃とした後, 6.5N アンモニア水 5l で再生し, 3N NaCl 2l で処理し, 100cc ずつの fraction をとった結果, A部分 1.5l として, 全アルカリ 1.35N, フェノールフタレーンアルカリ 0.64N を得た.

RHCO₃ を用いた場合はアンモニア水再生による ROH の利用にくらべていずれも収量は良好で、RHCO₃ のアンモニア水再生のとき最高の収量を示した。しかし RH CO₃ を用いた場合はいずれも炭酸塩、重炭酸塩を含んだもので苛性ソーダのみを得ることができないのは欠点であった。

以上を要約すると Amberlite IRA-410 は Amberlite IRA-400 にくらべてアルカリ製造に適しており、410を用いた場合アンモニア水を再生液とした苛性ソーダの製造では 0.37N、また RHCO₃ のアンモニア水再生のアルカリ製造では 1.35N の最高収率を示した.

(1954. 8. 16)

文 献

1) 山辺, 工化, 57, No.6, 423 (1954)