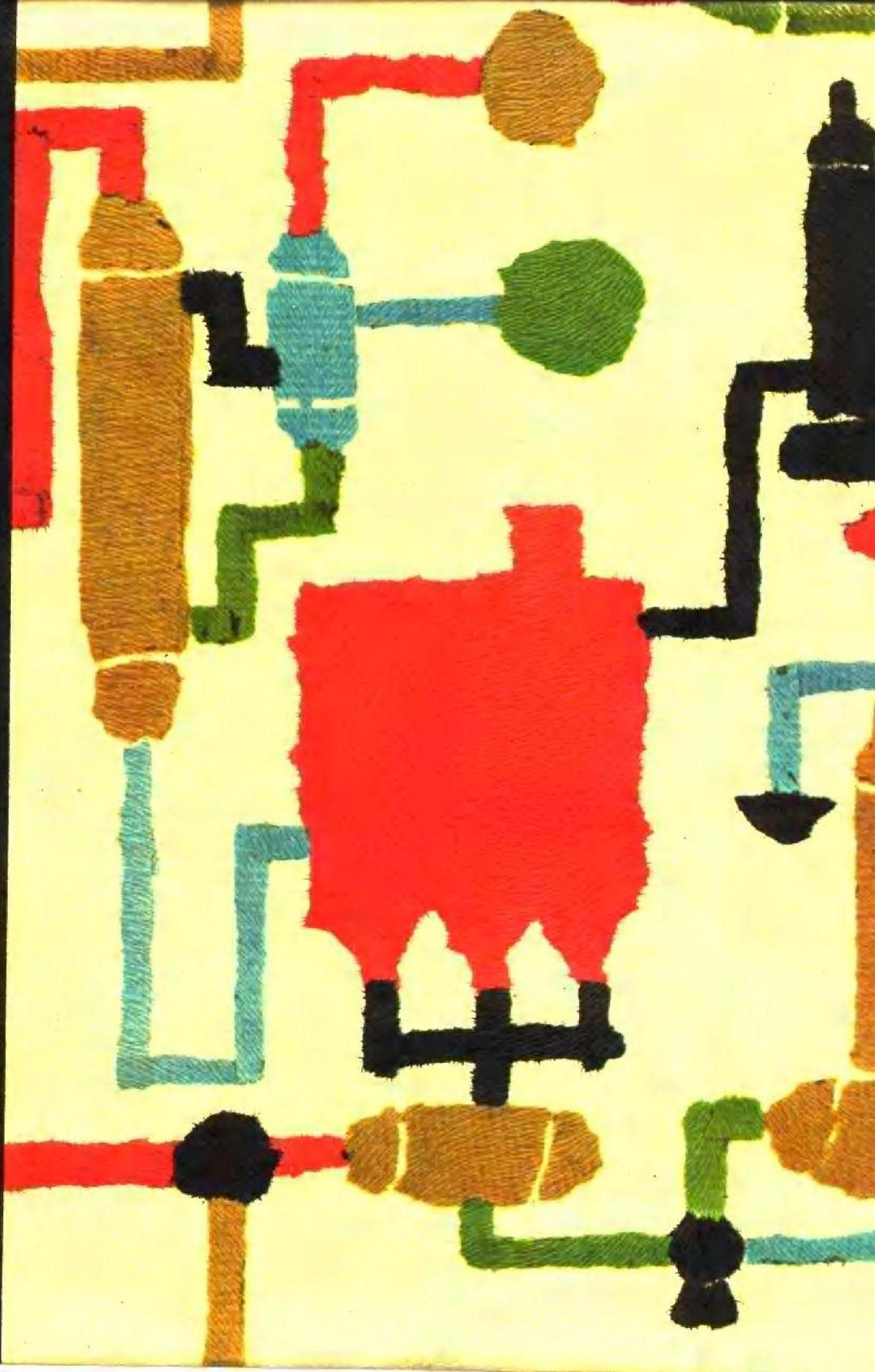


製造工程図全集

III



製造工程図全集

第3巻

通商産業省化学工業局プロセスフローシート研究会編

化学工業社

製造工程図全集 第3巻

定価 ¥10,000

© 原 徹 1969

昭和44年4月10日 第1刷 発行

編集人

通産省プロセス・フローシート研究会
代表者 木原滋之・藤岡達慈・飯田善彦

発行人

原 徹 (株式会社 化学工業社)
東京都千代田区神田淡路町1-11

印刷人

林 健次 (株式会社 大洋社)
岐阜県岐阜市平河町27番地

製 本

株式会社 長山製本
東京都中央区越前堀2の2

製 函

西山紙器
東京都新宿区花園町95

本文用紙

ハーブクリーム (山陽パルプ)
株式会社 東京洋紙店

クロース

フアンシークロス

発行所

株式会社 化学工業社
〒101 東京都千代田区神田淡路町1-11

電話 東京 (03) 253-6451 代表
振替番号 東京 13060

序

化学工業は技術革新産業の代表的なもので、特に、石油化学を中心とした有機合成化学部門の進歩は目覚しく、新製品、新製造のプロセスがつきつぎに生み出され、工業化されております。

このような激動期においては、専門家といえども、複雑多岐にわたる化学工業の全域について正確な知識を常時もちあわせておくことはきわめて困難であります。まして、調査、企画、管理といった職務にある実務家、あるいは比較的狭い分野の研究に従事する専門家、教育関係者、学生などにとっては、広範にわたって正確な知識をもつことはほとんど不可能といえましょう。

しかし、一方において変動が激しいほど、各種の日常業務、研究活動などで、より正確な知識が要求されております。

今回、製造工程図全集（プロセス・フローシート）を発刊するにあたり、編集委員一同がまず考えたことは、上述のような実状に照らしあわせて最新のものを中心に、現在広く行なわれているプロセスをできる限り広範に収録し、さらに薬業、石油精製、金属精錬の一部など化学工業の周辺部をも加えて、利用範囲の拡大をはかることとであり、その結果、収録プロセス数は約1,100にも達し、主要化学工業プロセスをほとんど完全に網羅することができたように思います。

さらに、内容面では、装置、操作条件の解説はもとより、原料、助剤、用役についても詳細を記し、利用価値が向上するよう努めました。なお、プロセス・フローシートの利用に際しては、物質名、プロセス名の両面から検索が行なわれること、物質、プロセスのいずれもが何とおりもの名称をもっているのが普通であることの2点を考慮し、巻末の索引の充実には特に力を入れたつもりです。

以上のような方針によって本巻が発刊されることになりましたが、化学工業関係者だけでなく、広く関係業種関係者にも利用され、各位の日常業務に少しでもお役にたてば幸いに存じます。

昭和43年9月

通商産業省プロセス・フローシート研究会

編集委員長 木原 滋 之

編集幹事 藤岡 達 慈

飯田 善 彦

凡 例

1. この「製造工程図全集」は、第1巻「無機化学工業編」第2巻、第3巻「有機化学工業編 別巻・総索引」の4冊よりなり、本書はその第3巻「有機化学工業編」である。
2. その他の化学工業製造工程図およびシンボルマークの詳説、製造系統図による索引、用途別・製造会社別索引は別巻・総索引に入れる。
3. 本書は本文、索引の二部におけ、それぞれ中扉で区別してある。
4. プロセスは無機化学工業の全般にわたって網羅し、採録してある。
5. プロセスを網羅したため、説明は簡潔にしたが、各テーマごとに一般解説として概略を記述してある。
6. プロセスの配列は原則として元素の周期律表にしたがい、その他は通則によって配列した。
7. 用字は原則として当用漢字を用い、現代かなづかいによった。用語は「文部省学術用語集」化学編および日本化学会、化学工学協会の指定のものに準拠したが、習慣上使用されるものについてはそれを採用した。
8. 系統図のうちメインのフローは太線で記入し、その他のものは細線にした。
9. 系統図中の主要機器についてはシンボルマークを次頁に示してある。
10. 索引については一般索引と英文索引におけ、それぞれ五十音順、アルファベット順に配列した。
11. 化合物における接頭語は配列上無視した。

シンボルマーク (1)

主要符号	詳細符号	番号
		1 加熱炉
		2 精留塔
		3 口過器
		4 遠心分離機
		5 濾過装置 (持せつろ) サイクロン
		6 分別機
		7 混合機 混合機

主要符号	詳細符号	番号
		8 熱交換器
		9 吸着装置 吸着装置
		10 凝縮器
		11 圧縮機
		12 冷却塔
		13 タレーン
		14 粉砕機
		15 乾機
		16 ポンプ

シンボルマーク (2)

主要符号号	詳細符号号	詳	細	符	号
17 ガラス コンタ クト で 示 す 表 示 装 置					
18 シンク ノ ー					
19 計 量 器					
20 燃 焼 炉 本 体 を 示 す 下 線					
21 フ ロ ウ ノ ー					
23 晶 出 装 置					
24 加 熱 槽					
25 フ ィ ン ク ノ ー					
26 フ ィ ム					

主要符号号	詳細符号号	詳	細	符	号
27 機 体 輸 送					
28 バ ル ブ					
29 メ ー タ ー					
30 外 部 加 熱 炉 を 示 す					
31 部 分 燃 焼 炉 を 示 す					
32 反 応 装 置					
33 抽 出 装 置					
34 電 解 装 置					
35 蒸 発 器					

目次

1. 石油精製工業

概要	2
1-1 蒸留法	
一般解説	4
常圧蒸留装置(パイナスナル式)	6
常圧蒸留装置(前留塔式、フレフラック シュエ塔式、簡易トップピング法)	8
減圧蒸留装置(潤滑油原料用)	12
減圧蒸留装置(分解原料油用)	14
ガス回収装置	16
1-2 接触改質法	
一般解説	18
フアラットホーミング法(UOP)	20
フードリホーミング法(Houdry)	22
パワースホーミング法(Esso)	24
シングレミアベーカー接触改質法	26
IFP接触改質法	28
レックスホーミング法(UOP)	30
アイソフラス法(Houdry)	32
1-3 熱分解法	
一般解説	34
熱分解法(UOP)	36
ピスアレーキング法(M.W.Kellogg)	38
デイレイドコーキング法	40
フルードコーキング法(ER&E)	42
1-4 接触分解法	
一般解説	44
フードリフローク接触分解法	46
流動接触分解法(UOP)	48
流動接触分解法(Esso)	50
2 段式流動接触分解法(Shell)	52
オルソフローク流動接触分解法 (Kellogg)	54
テキサコ式デュアルライザー 流動接触分解法	56
エアリフト・サーモリア接触 分解法	58
1-5 水素化分解法	
一般解説	60
アイソワックス法	62
ユニクラッキング法(JHC法)	64
H-Gハイドロクラッキング法	66
Hy-C法	68
BASF-IFP 水素化分解法	70
CRCアイソワックス法	72
バルガ法	74
1-6 水素化精製および水素化脱硫法	
一般解説	76
1-6-1 留出油の水素化法	
ユニフアイニング法(UOP-ユニオン)	78
ハイドロフアイニング法(ER&E)	80
トリクル水素化脱硫法(Shell)	82
アイソワックス法	84
HGO-ユニクラッキング法	86
ガルフライニング法	88
IFP留出水素化脱硫法	90
オートフアイニング法(BP)	92
1-6-2 直留残油の水素化法	
アイソワックス法	94
ガルフ-HDS法	96

H-オイル法98
 重油水素化脱硫法(IFP) 100
 重質油水素化脱硫法(ER&E) 102

1-6-3 その他の水素化法

IFP水素化処理法 104
 BP選択水素化処理法 106

1-7 異性化

一般解説 108
 ペネックス法(UOP) 110
 アトメレート法(Union Oil) 112
 異性化法(BP) 114
 液相異性化法(Shell) 116
 アイソメート法 118
 UOPアタマー法 120
 ペンタアライニング法(Atlantic) ... 122

1-8 アルキル化

一般解説 124
 硫酸アルキレーション法(ER&E) ... 128
 DIPアルキレーション法(アルミニウム・クロライド・アルキレーション法) 130
 HFアルキレーション法(UOP) 132
 冷却式アルキレーション法(ストラトフォード) 134
 カスケード硫酸アルキル化 136
 フライリッブスアツ化水素アルキル化法 138

1-9 重合

一般解説 140
 バルクアジッド重合法(CRC) 142
 固体リソ酸重合法(UOP) 144

1-10 化学および電気処理法

一般解説 146
 硫酸およびソーダ洗浄 148
 シェルADIP法 150
 電気脱塩法 152
 連続式接触口過法(Filtral Corp.) 154
 電氣的留出油処理法(ハウペーカー) 156

1-11 スイートニング

一般解説 158
 テーロックス(UOP) 160
 ロキヤツア(Petreo) 162
 ユニゾール(UOP) 164
 ソリユタインザー(Shell) 166
 塩化銅スイートニング 168
 フクター法 170
 インヒビター法 172

1-12 溶剤抽出法

一般解説 174
 フルフラール抽出(Texaco) 176
 フェノール抽出 178
 アロバン脱れき法 180
 テュオソール抽出(Milwhite Co.) ... 182
 SO₂抽出法 184

1-13 脱ロウ法

一般解説 186
 メチルエチルケトン脱ロウ法 188
 アロバン脱ロウ法 190
 Di-Me脱ロウ法 192
 尿素脱ロウ法 194

1-14 潤滑油水素精製法

一般解説 196

ガルフラハイドロトリートイング 198
 ルーアアインワックス 200
 IFPハイドロリアアインング 202
 ガルフイニツシンング 204
 テキサコハイドロジェンフイニツシンング 206
 ハイドロフアインング(潤滑油) 208
 フェロフアインング法 210
 コモフアインング法 212

1-15 イオウ回収法

一般解説 214
 パーソンスイオウ回収プロセス 216
 ウーティオウ回収プロセス 218
 コンアリモイオウ回収プロセス 220

1-16 その他の精製法

バラフインロウ 222
 アスファルト 224
 グリース 226

2. 高分子化学工業

2-1 木材化学

フルフラール 230
 流通系装置によるリゲニンの水素化分解 232

2-2 紙・パルプ

一般解説 234
 亜硫酸パルプ(SP) 238
 溶解パルプ(DP) 240
 未晒クラフトパルプ(UKP) 242
 晒クラフトパルプ(BKP) 244

セミケミカルパルプ(中性亜硫酸ソ ーダ法)(NSC)	246
セミケミカルパルプ(酸性亜硫酸法) (ASC)	248
ケミグラントパルプ(CGP)(亜硫酸 ソーダ法)	250
ケミグラントパルプ(CGP)(アルカ リ法、クラフト法)	252
グラントパルプ(杵木パルプ).....	254
新聞用紙.....	256
上級紙(印刷紙Aおよび筆記用画用 紙)	258
中下級紙(中質紙、印刷紙B,C,D) ...	260
クラフト紙.....	262
コーテッド紙.....	264
機械すき和紙.....	266
黄板紙.....	268
段ボール原紙.....	270
段ボール.....	272
セロファン.....	274
不織布.....	276

2-3 纖維板

— 一般解説.....	278
ウエットフオーミング、ウエットプ レッシング法.....	280
ウエットフオーミング、ドライプ レッシング(U.S.ウォールボード法)	282
エアーフェルティンク法.....	284
インシュレーションボード.....	286
平板プレス方式(単層ボード法).....	288
平板プレス方式(ノボパン法)三層ボ ード.....	290
平板プレス方式(ペーレ・ピソソ法) 連続層ボード.....	292

平板プレス方式(ホモゲンホルツ法) 連続層ボード.....	294
押し方式(クライバウム法).....	296
WPC	298

2-4 纖維

総説.....	300
---------	-----

2-4-1 合成纖維

— 一般解説.....	306
塩化ビニル纖維.....	308
塩化ビニリデン纖維.....	310
アクリロニトリル纖維.....	312
6-ナイロン.....	314
6.6-ナイロン.....	316
ビニロン.....	318
ポリエステル纖維.....	320
ポリエチレン纖維.....	322
ポリプロピレン纖維.....	324

2-4-2 再生纖維

— 一般解説.....	326
レーヨン.....	328
キュアラ.....	332
アセテート.....	334

2-4-3 紡糸

— 一般解説.....	336
乾式紡糸法.....	338
湿式紡糸法.....	340
溶解紡糸法.....	342

2-5 合成樹脂

— 一般解説.....	344
ポリエチレン(高压法).....	346

ポリエチレン(中圧法).....	350
ポリエチレン(低压法).....	354
ポリプロピレン.....	356
ポリスチレン.....	358
塩化ビニル樹脂.....	360
酢酸ビニル・モノマー.....	362
ポリビニルアルコール.....	364
ポリビニルホルマール樹脂.....	366
ポリビニルチラール樹脂.....	368
塩化ビニリデン(共重合物).....	370
ユリア樹脂.....	372
メラミン樹脂.....	374
フェノール樹脂.....	376
ABS樹脂.....	378
ポリアセタール樹脂.....	380
ポリカーボネート.....	382
メタクリル酸樹脂.....	384
不飽和ポリエステル樹脂.....	386
エポキシ樹脂.....	388
ポリウレタン樹脂.....	390
アリル樹脂.....	392
ポリブテン.....	394
アトキシ樹脂.....	396
ベンゾグアナミン.....	398
クマロン樹脂.....	400
フロン樹脂.....	402
ケイ素樹脂.....	404
石油樹脂.....	406
陽イオン交換樹脂.....	408
フッ素樹脂.....	410
キシレン樹脂.....	412
酢酸セルロース.....	414
セルロイド生地.....	416

2-6 合成ゴム

一般解説	418
合成ゴム(SBR)	420
合成ゴム(NBR)	422
クロロプレンゴム	424
ブチルゴム	426
ポリイソプレン	428
エチレン・プロピレンゴム	430
アクリルゴム	432
ポリブタジエンゴム	434
塩化ゴム	436
塩酸ゴム	438

2-7 カーボンブラック

一般解説	440
チャネルブラック	442
フラーネズブラック	444

2-8 有機ゴム薬品

一般解説	446
加硫促進剤DおよびDM	448
加硫促進剤TT	450
老化防止剤D	452
老化防止剤3C(810-NA)	454

2-9 塗料

一般解説	456
ボイロ油	458
油性ワニス	460
クリヤラック	462
合成樹脂エマルジョンペイント	464
アミノアルキド樹脂ワニス	466
顔料着色塗料	468

2-10 印刷インキ

一般解説	470
------	-----

一般印刷インキ	472
溶剤型印刷インキ	474
新聞インキ	476

2-11 有機顔料

一般解説	478
アゾ顔料	480
フタロシアニンブルー	484
ピグメントレジンカラー	486

2-12 接着剤

一般解説	488
ユリア樹脂系木材接着剤	490
酢酸ビニル樹脂系接着剤(エマルジョン)	492
酢酸ビニル樹脂系接着剤(溶液型)	494
ポリクロロブレン系接着剤(溶液型)	496
SBR系接着剤(ラテックス)	498
繊維素グリコール酸ソーダ(CMC)	500
ホットメルト接着剤	502
大豆グルー	504

2-13 化エテンソ

一般解説	506
リン酸デンプン	508
可溶性デンプン	510
焙焼デキストリン	512

2-14 安定剤

一般解説	514
ステアリン酸鉛(金属セッケン)	516
安定剤有機スズラレート系	518
安定剤有機ラウレート系	520
安定剤有機スズメルカプタン系	522

2-15 皮革、ゼラチン

植物タンニンなめし皮	524
クロムなめし皮	526
セーム皮	528
ゼラチン	530

3. 油脂化学工業

3-1 油脂

油脂圧搾法(エキスペラーによる)	534
油脂抽出法	536
油脂圧搾法	538
油脂の脱臭(ガードラー式)	540
油脂の脱色(ガードラー式)	542
油脂の脱酸(テラバルシヨートミックス式)	544
油脂分解高圧法(回分式)	546
油脂分解高圧法(連続式)	548
脂肪酸蒸留(ルルギ法)	550
トール油の蒸留	552
ノニル酸およびアセライン酸(オゾソ法)	554

3-2 可塑剤

リン酸トリクレジル	556
フタル酸ジオクチル	558
フタル酸ジブチル	560
フタル酸ジヘプチル	562

3-3 合成香料

クマリン	564
メントール	566
ゲラニオールおよびシトロネロール	568
ヘリオトロピン(オゾン酸化法)	570

パニリン(グロース油より).....	572
パニリン(サフロールより).....	574
パニリン(リグニンより).....	576
シクラメンアルデヒド.....	578
ヨノン.....	580
アソブレットムスク.....	582
合成シヨウ脳.....	584

3-4 天然樹脂

セラック.....	586
ロジン.....	588

4. 食品および発酵工業

バター.....	592
ナチュラルチーズ.....	594
市乳.....	596
無糖練乳.....	598
粉乳.....	600
ハム、ソーセージ.....	602
冷凍魚.....	604
牛脂とタンパク質食品.....	606
オレンジジュース.....	608
アイスクリーム.....	610
マヨネーズおよびサラダドレッシング グ.....	612
マーガリンおよびショートニング.....	614
小麦粉.....	616
食塩.....	618
精糖.....	620
とうもろこしデンプン.....	622
ビール.....	624
ウイスキー.....	626
ブドウ酒.....	628
ブドウ糖.....	630
レーグルタミソ酸ソーダ(発酵法).....	632

レーグルタミソ酸ソーダ(アクリロニ トリルからの合成法).....	634
レーアミノ酸.....	636

5. 農薬工業

DDT.....	640
BHC.....	642
マラサイオン(マラソン).....	644
アレスリン.....	646
臭化エチレン.....	648
メオパール.....	650
スミチオン.....	652
パアチオン.....	654
EPN.....	656
CNP.....	658
2,4-PA.....	660
DCPA.....	662
アラストサイジンS剤.....	664
エチレンビスジチオカーバミン酸亜 鉛剤.....	666

6. 火薬工業

一般解説.....	670
ニトログリセリン.....	672
ニトロセルロース.....	674
ニトロ化合物.....	676
黒色火薬.....	678
無煙火薬.....	680
ダイナマイト.....	682
粉状爆薬(除粉状ダイナマイト).....	684
ロケット推進薬.....	686
工業雷管.....	688
電気雷管.....	690
導火線、導爆線.....	692
煙火(觀賞用).....	696

煙火(信号用).....	698
--------------	-----

7. 化粧品工業

化粧セッケン(機械練法).....	702
化粧セッケン(棒練法).....	704
化粧用クリーム.....	706
固型白粉.....	708
口紅.....	710
練歯磨.....	712

8. 都市ガス工業

サイクリック式熱分解法(Hall式およ びU.G.I式).....	716
サイクリック式接触分解法.....	718
サイクリック式ナフサ接触分解法.....	720
都市ガス(ICI法).....	722
都市ガス(Gas Council法).....	724
都市ガス(Topsoc法).....	726

9. 写真工業およびゴム加工

9-1 写真工業

写真フィルム.....	730
印画紙.....	732
写真用乾板.....	734

9-2 ゴム加工

編上ホース.....	736
ゴムコンベヤベルト.....	738
フォームラバー.....	740
空気入りタイヤ.....	742

和文索引.....	745
英文索引.....	761

1. 石油精製工業

1-1	蒸留法	(4)	1-9	重 合	(140)
1-2	接触改質法	(18)	1-10	化学および電気処理法	(146)
1-3	熱分解法	(34)	1-11	スライトニング	(158)
1-4	接触分解法	(44)	1-12	溶剤抽出法	(174)
1-5	水素化分解法	(60)	1-13	脱ロウ法	(186)
1-6	水素化精製および水素化脱硫法	(76)	1-14	潤滑油水素精製法	(196)
1-7	異 性 化	(108)	1-15	イオウ回収化法	(214)
1-8	アルキル化	(124)	1-16	その他の精製法	(222)

概要

No. 1

石油精製とは、原油を処理して各種の石油製品を製造することである。その精製工程では、(1)原油中のナフサ、灯軽油留分、残油などを沸点の差を利用して個々に取り出す(蒸留)、(2)これらの留分からそれぞれ石油製品として利用上障害となる不純物を取り出したリ、品質向上のための処理を行なう(狭義の精製)、(3)石油製品としての規格に合わせるため各留分の混合(調合)という各操作が、その目的によつて行なわれる。

石油精製は、製油所の生産目的によつて、たとえば燃料油だけの生産か、燃料油・潤滑油・アスファルト・パラフィンなどの石油製品を生産するかによつて、また同じ燃料油の生産においても、その処理原油構成や製品構成の相異によつて精製設備および精製工程は異なつてくる。そして、近代製油所では、各精製工程が従来の旧式製油所のように回分式(バッチ式)のものではなく、原油蒸留装置(常圧蒸留装置)を中心にして、有機的・連続的に連絡し、構成されている。

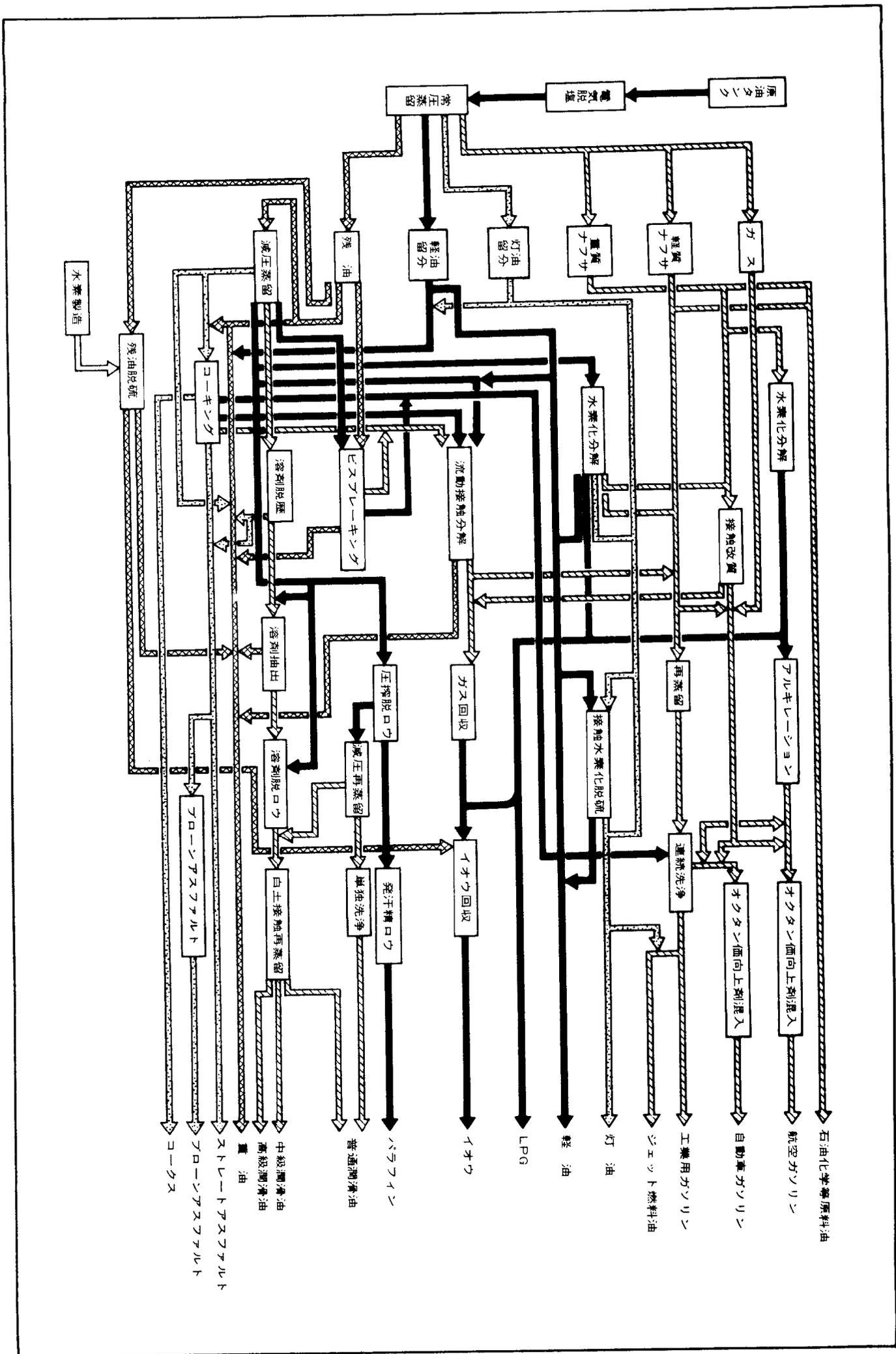
石油精製工程の概要について述べてみると、まず、受け入れた原油はタンクで静置のうへ、水分をできるだけ分離したのち、重油の品質向上ならびに装置の腐食防止のため、脱塩装置で原油中の水分および塩分の除去を行なう。脱塩された原油は、原油蒸留装置へ張り込まれ、加熱されることにより原油を構成している各炭化水素の沸点差によつて、ガス・軽質ナフサ・重質ナフサ・灯油留分・軽油留分および残油にそれぞれ分離される。これらの各留分の沸点範囲は、一般に

軽質ナフサ	30~100°C
重質ナフサ	90~200°C
灯油留分	150~280°C
軽油留分	250~350°C
残油	300~320°C以上

である。これらの各留分は、脱水あるいは調合などの簡単な工程を経るだけで、そのまま製品とするものもあるが、一般にはそのまま製品とはされずに、いわゆる半製品で、それぞれの製品目的にしたがつて、さらに化学的・物理的処理が行なわれて製品化される。すなわち、ナフサは、さらに洗浄、改質、異性化、または再蒸留などの工程を経て、自動車用、航空用および工業用の各種のガソリンとなる。ただし、石油化学用または都市ガス用、アロマエ用の原料油としてのナフサは、精製はしない。灯軽油留分は、水素化精製・スニートニソクなどの適当な精製工程を経て、それぞれ製品となる。残油は、そのままA、B、C各種の重油の混合基材とし

て調査されたり、または、減圧蒸留装置により潤滑油留分と減圧残油とに分け、潤滑油留分はさらに溶剤精製などの種々の潤滑油精製工程を経て精製され、普通潤滑油、高級潤滑油などの各種潤滑油製品となり、減圧残油はアスファルトまたは重油の混合基材となる。また、減圧蒸留による留出油は、上述の潤滑油留分のほかに、接触分解装置または水素化分解装置で処理して、高オクタンガソリンを製造する原料油や間接脱硫装置の原料油にも利用される。また、各精製工程において発生する分解ガスを利用して、LPGを回収したり、重合またはアルキル化して、高オクタンガソリンを製造する装置を設けたりすることもある。

以上、石油精製の工程について簡単に述べたが、これは各種の石油製品を製造している現在の一般的な製油所における精製工程を述べたものであつて、そのプロセスの一例を図に示した。しかしながら、近年、コンビナートの一環としての製油所として、簡易製油所と呼ばれる製油所が出現している。これは、従来の製油所が、上述のように、多種類の石油製品の生産体制をとり、そのための設備として、各種の精製装置を備えているのに対し、石油化学用ナフサおよび電力用重油との供給に主眼をおき、もっぱらナフサおよび重油、それにLPGの生産を目的として、そのため保有設備としても常圧蒸留装置、スタビライザー、LPG回収装置などに簡略されている。それゆへ、この製油所の最大のメリットは、精製設備の簡略化による製品の生産コストの低減、さらに電力、鉄鋼などの大口消費者と隣接している場合には、輸送コストが節減しうるといふことである。このような、生産目的による製油所形態からみて、近年、完全水素化製油所(All Hydrogen Refinery)およびケミカル・リアイナーリー(Chemical Refinery)という構想が欧米において発表され、いろいろと話題を賑わしている。前者は、水素化プロセスを中心としたプロセスの組み合わせによつて、従来の製油所のネットであった生産と需要とのアンバランスを解決させるというものであり、後者は、原油から石油化学原料であるオレフィン、芳香族などを主目的に生産し、ガソリンを全く生産せず、重油の生産を極力少なくする製油所ということになっている。これらの製油所形態は、いずれもまだ構想の段階であるが、たとえ欧米において実現化されたとしても、それをすぐさま日本に適用できるかについては、コスト面その他の要因から慎重な検討を要することであろう。しかし、いずれにしても、わが国の石油製品需要構造にみるように、石油化学用原料油や低イオウ重油の今後の増加傾向からみて、従来の製油所形態に何らかの變化が予想されることは疑いないことであろう。



1-1 蒸留法

一般解説

1) 概 要
石油精製にとって“蒸留”は最も基本的な操作である。およそ石油精製装置と名が付くものは、ごく一部のものを除きほとんどがこの操作を必要とするといつて差支えない。

そもそも石油（原油）が発見されたのはきわめて古く、今より3,000年前ともいわれ、わが国でも1,300年程前に発見されたと伝えられている。しかしながら実際に人類に役立つようになったのは比較的新しく、ここ100年ぐらゐのことである。この理由としては、このきわめて有効な石油を利用する工業が発達しなかつたことによる。石油工業は19世紀の後半になって、石油井から石油が本格的に採られ、さらに内燃機関の開発と相まって、石油が有力な動力源として用いられたこと、加えて、戦後の石油化学工業の開発、発展とともに今日のごとき発達をみるにいたつた。元来、石油は炭化水素の混合物であり、これをそのまま用いることは単に熱源以外にほとんど役に立たない。したがってこれを何種類かに分離して、各種の使用目的に応じて有効利用をはかる必要が生じた。そこでまづ考えられたのが原油の蒸留である。

蒸留を定義づければ、石油のような液体混合物を加熱して、ガスと液体とに分離してガスは冷却液化させ別個に回収することである。すなわち、混合物を構成する各成分はそれぞれ個々の沸点が一定であり、この沸点に差があることを利用していくつかの成分に分けることが可能となる（食塩水のような不揮発分をふくむ水溶液を熱して水分と食塩とに分けるものは蒸発操作であつて蒸留操作とは異なる）。

石油工業において当初はこの蒸留操作としては回分式（バッチ式）と称するものがとられた。すなわち蒸留しようとする原料を一定量とり、これを蒸留釜に入れて加熱し、2成分に分離する。さらに1回すれば、また次の原料を供給し、これをくりかえすのである。またこれによつて得られた成分をさらに分離する必要があれば、

別の蒸留釜で同じような手法で分離すればよいことになる。しかしながらこの方法は手工業的であり、実験室的な量であるならばともかく、工業的にはきわめて非効率である。その後、回分式に改良を加え（回分式であつても連続的に2つ以上の成分に分ける工夫などがなされて）約60年前から現在のような連続式蒸留方法がとられるようになった。

この蒸留操作は前述したごとく石油工業にとっては必要不可欠のものであり、原油の蒸留からはじまって、各種中間製品の再蒸留、精製過程で使用した溶剤などの回収などあらゆる分野で用いられている。また、蒸留という語は石油工業にとつては広義に用いられ、精留も含んで考えられているが、還流(Reflux)を伴わないものを蒸留と称し、還流を伴うものを精留(Rectification)として区別する例もある（河本、岡田氏：蒸留の理論と計算）。

また、この蒸留を行なう場合に、水蒸気を吹き込んで行なう水蒸気蒸留や、塔内を減圧して行なう減圧蒸留などがあり、特別な例として加圧蒸留を行なうこともある。

2) 原油の蒸留

原油は、まづ蒸留装置にかけられて各種留分にナフサ、灯油留分、軽油留分、残油などに分離される。ここでは特別の圧力操作は行なわれず、常圧のもとに行なわれる（部分的に2kg/cm²程度の圧力下で行なわれることがある）。主蒸留塔では水蒸気蒸留が行なわれる。すなわち蒸留塔に水蒸気を吹きこんで分離すべき炭化水素の分圧をさげて蒸留しやすくするが、この蒸気が凝縮する過程で低温腐食が起り、器材をいためる例も少なくなく、そのため各種の工夫が施されている。原油蒸留は、原理的には同じであつても、腐食対策、要求される各種留分の性状、種類によつて、塔の配列にはおのおの若干の差異がある。たとえば1本の塔で各種留分を分離する方法、あらかじめナフサを分離して中間留分を主蒸留塔で分離する方法、あ