

高等学校教学用書

染料中間體 化学及工艺学

(初 稿)

孙令衡 高炳全 唐培堃編著

高等教育出版社

高等学校教学用書

染料中間体化学及工艺学

(初稿)

孙令衡 高炳全 唐培堃編著

高等教育出版社

本書系由前高等教育部于 1956 年組織孙令衡、高炳全、唐培堃等教師分工編寫，最后由主編人孙令衡綜合修訂而成的。原来編寫的目的，是為高等工業學校化工系染料及中間體工學專業提供一本可供“中間體化學及工藝學”課程試用的教材。本書的內容和順序，大致以 56 年各校所用該課程的統一教學大綱為依據，僅在個別的地方作了一些變動。

本書除緒論外，包括有機原料、中間體合成總論及各單元化學過程等共十五章。這些單元過程是：碘化、硝化、鹵化、硝基還原、鹼熔和碘基的其他轉化、氯基轉化、氨基與基互換、重氮化和重氮基的轉化、芳胺基化、烷基化、酰基化、氧化以及縮合。對每一單元過程的基本理論和生產實踐，都作了綜合性的分析、比較和討論，並且說明了一些重要的中間體的生產條件和流程。書中並對這個工業生產部門截至 1957 年為止的一些新的成就和發展作了適當的介紹。

所以本書對染料工業用的中間體的合成，從原料、原理直到各個單元化學過程作了全面而系統的論述；對基本理論和生產實踐有分析、有比較，同時結合了我國的一些具體情況，使理論與實際能有一定程度的結合。像具有這樣特點的、國人自編的論述染料中間體生產的專著，還屬首次出版。本書編寫完成於第二次教學改革之前，雖然在這次教學改革之後，教學方法、教學大綱等均有很大的改變，但本書仍不失為本課程的一本主要的參考書。

由於本書涉及的許多中間體，不僅限於在染料生產中應用，並且也是其他有機合成化學工業生產的原料，所以本書除了主要供高等工業學校化工院系染料及中間體工學專業用作教學參考書，以及供染料工作者閱讀之外，對於有機合成化學工業方面的各个專業，像化學製藥、基本有機合成、塑料合成、橡膠等專業的師生、工業生產者及科學研究工作者均有參考價值。

染料中間體化學及工藝學

(初稿)

孫令衡 高炳全 唐培堃編著

高等教育出版社出版 北京宣武門內承恩寺 7 号
(北京市書刊出版業營業許可證出字第 054 號)

商務印書館上海印廠 印刷 新華書店發行

郵局代號 15010·585
開本 787×1092 1/16
印數 237/8
字數 539,000
印張 1—4,000
定價(10) 2.90
1958年12月第1版 1958年12月上海印書館印制

序

本書是由前高等教育部組織編者等所編写的一本高等工业学校試用教材。本書的內容和章节順序大致符合于各校染料及中間体工学专业所開設的“中間体化学及工艺学”一課的教学大綱，仅在个别的地方作了一些修改。編寫的目的是在學習苏联的基础上企圖結合中国的情况提供一本适合于我国目前需要的教本。

本書大体上遵循了苏联学者 H. H. 伏洛茹卓夫所著“染料及中間体合成原理”一書的体系。但該書博大深宏、材料丰富，使初学者有难于全面掌握之感，故編者根据教学大綱的要求对该書的內容作了适当的精簡和补充，并对某些章节重新作了安排。前来我国講学的尼科連柯專家(Л. Н. Николенко)曾留給我們一分寶貴的講义，对于我們的編寫工作帮助極大。我們謹在此对他们表示誠懇的謝意！

本書除緒論外，包括合成中間体的有机原料、中間体合成總論、及各种單元化学过程如磺化、硝化等共十五章。对于每种單元过程，我們总是先一般地闡明它的基本理論（包括反应动力学和机理）和实际生产的各个方面，隨后再說明一些重要中間体的生产条件和流程。后一部分材料只是以具体实例來說明个别生产中的特点，所以不能把它当作实际生产的操作規程来看待。我們并就所能掌握的一些材料介紹了在这个工业生产部門某些方面的最新成就和發展。本書中有些地方是用小号字排印的；教師們可以根据具体情况少講或不講这部分內容。每章之末都附有一表，列出該章中所涉及的一些重要产品，以便利学生的复习。

本課程的教学目的和要求已在緒論中提到了。限于編者的政治和业务水平都不高，本書容有不能满足这些要求之处，而且很可能还有不少缺点和錯誤。希望讀者提出批評和指正，以求本書在試用中得到改进。

在編寫本書的过程中，沈阳化工研究院陈彬先生、天津大学張兆麟、惲魁宏、傅舉孚等各位先生，大連工学院侯毓汾先生及两校有关教研組的同志們提供了許多宝贵意見，特此致謝！

編者

1957年12月

目 录

序

緒論

| | |
|--------------------------|---|
| § 0-1. 染料及中間体 | 1 |
| § 0-2. 染料及中間体工业的發生和发展 | 2 |
| § 0-3. 我国的染料及中間体工业 | 3 |
| § 0-4. 染料及中間体工业在国民经济中的意义 | 5 |
| § 0-5. 中間体工业的一些特征 | 5 |
| § 0-6. 本課程的內容、目的和要求 | 6 |

第一章 合成中間体的有机原料 8

| | |
|------------------------|----|
| § I-1. 引言 | 8 |
| § I-2. 从炼焦工业中取得芳族原料的过程 | 9 |
| I. 炼焦副产物的回收 | 9 |
| II. 粗苯的分餉 | 10 |
| III. 煤焦油的加工 | 11 |
| IV. 焦油产物的精制 | 12 |
| § I-3. 从石油工业取得芳族原料的过程 | 13 |
| § I-4. 芳族原料的其他来源 | 15 |
| I. 从一氧化碳和氢合成烃类的过程 | 15 |
| II. 从煤的加氢来合成烃类的过程 | 15 |
| III. 青岩油的生产 | 15 |
| § I-5. 对于原料的要求和規格 | 16 |
| § I-6. 使用芳烃类的安全技术問題 | 16 |

第二章 中間体合成總論 18

| | |
|---|----|
| § II-1. 引言 | 18 |
| § II-2. 中間体合成方法的分类 | 19 |
| § II-3. 芳核上的取代规律 | 20 |
| I. 苯核上的取代定位规律。已有的取代基对新引入的取代基的定位作用 | 20 |
| II. 萘核上的取代定位规律 | 25 |
| III. 蒽醌核上的取代定位规律 | 26 |
| § II-4. 化学结构的电子理論和对于取代定位规律的解釋 | 27 |
| I. 化学键的各种类型 | 28 |
| II. 誘導效应 | 31 |
| III. 共軛效应 | 31 |
| IV. 超共軛效应 | 34 |
| V. 苯的分子結構式 | 34 |
| VI. 苯的取代衍生物的結構 | 36 |
| VII. 取代定位规律的理論解釋 | 38 |
| § II-5. 芳核上取代基的轉化反应受到其他取代基的影响的規律——海迈脱公式 | 39 |

第三章 碘基取代过程 42

| | |
|-------------|----|
| § III-1. 引言 | 42 |
|-------------|----|

| | |
|---------------------------------------|----|
| I. 定义和目的 | 42 |
| II. 碘化剂 | 42 |
| § III-2. 影响碘化反应的一些重要因素 | 43 |
| I. 硫酸的浓度 | 43 |
| II. 温度和反应时间 | 44 |
| III. 催化剂 | 45 |
| IV. 副反应 | 45 |
| V. 搅拌 | 46 |
| § III-3. 碘化反应的理论基础 | 46 |
| I. 碘化剂的性质 | 46 |
| II. 碘化反应的动力学 | 48 |
| III. 一般碘化反应的机理 | 49 |
| IV. 葵醍在汞盐存在下的碘化反应机理 | 51 |
| § III-4. 实际生产过程的一般讨论 | 52 |
| I. 碘化过程的方式和概况 | 52 |
| 1. “液相”碘化法 | 53 |
| 2. “气相”碘化法 | 55 |
| 3. 酰类的烘焙碘化法 | 56 |
| 4. 使用氯碘酸的碘化过程 | 57 |
| 5. 使用亚硫酸盐和氧化剂的碘化过程 | 58 |
| II. 碘化过程的控制与产品的分析 | 58 |
| § III-5. 一些重要的碘酸在实际生产过程中的特点 | 59 |
| I. 苯系 | 59 |
| II. 芳系 | 61 |
| III. 葵醍系 | 63 |
| 附表 III-1. 苯系的一些碘化产物 | 63 |
| 附表 III-2. 芳系的一些碘化产物 | 65 |
| 附表 III-3. 葵醍系的一些碘化产物 | 67 |
| 第四章 硝基和亚硝基取代过程 | 68 |
| § IV-1. 引言 | 68 |
| I. 定义和目的 | 68 |
| II. 发展史实 | 68 |
| III. 硝化剂 | 69 |
| § IV-2. 影响硝化过程的重要因素 | 69 |
| I. 芳族化合物的性质 | 69 |
| II. 硝化剂的性质和浓度 | 71 |
| III. 反应温度 | 74 |
| IV. 搅拌 | 74 |
| V. 催化剂的作用 | 75 |
| VI. 有机溶剂和乳化剂 | 75 |
| VII. 副反应 | 75 |
| § IV-3. 硝化反应的理论解释 | 76 |
| I. 硝化剂的本质 | 76 |
| II. 使用混酸的硝化反应的动力学和机理 | 77 |
| III. 使用硝酸(在没有硫酸存在下)的硝化反应的动力学和机理 | 79 |
| IV. 在汞盐存在下进行的氧化硝化反应的机理 | 80 |
| § IV-4. 实际生产过程的一般讨论 | 82 |
| I. 作业概况. 硝化器 | 82 |
| II. 使用混酸的间歇硝化过程 | 82 |

目 录

| | |
|--------------------------------------|-----------|
| III. 使用混酸的連續硝化过程 | 83 |
| IV. 反应混合物的后处理 | 83 |
| V. 硝化过程的控制和产品的分析 | 84 |
| VI. 处理硝基化合物时的技术安全問題 | 85 |
| VII. 硝化过程在实践中的一些發展方向 | 85 |
| § IV-5. 一些重要硝基化合物的生产方式和用途 | 86 |
| I. 苯系的硝化产物 | 86 |
| 1. 硝基苯 | 86 |
| 2. 間-二硝基苯 | 86 |
| 3. 硝基甲苯 | 86 |
| 4. 氯苯的硝化产物 | 88 |
| II. 蒽系的硝化产物 | 89 |
| III. 蔥配系的硝化产物 | 89 |
| § IV-6. 亞硝化过程 | 89 |
| I. 一般情况 | 89 |
| II. 酚类的亞硝化 | 90 |
| III. 仲胺和叔胺的亞硝化 | 91 |
| IV. 亞硝化过程中的副反应 | 92 |
| V. 亞硝基化合物的分析方法 | 93 |
| VI. 技术安全和劳动保护 | 93 |
| VII. 亞硝基化合物的用途 | 93 |
| 附表 IV-1. 其他苯系衍生物的一些重要硝化产物 | 94 |
| 附表 IV-2. 其他萘系衍生物的重要硝化产物 | 95 |
| 附表 IV-3. 蔥配系的重要硝化产物 | 96 |
| 第五章 卤基取代过程 | 98 |
| § V-1. 引言 | 98 |
| I. 定义 | 98 |
| II. 發展史实 | 98 |
| III. 重要性 | 98 |
| § V-2. 影响氯化过程的一些主要因素 | 99 |
| I. 氯化剂和有机原料 | 99 |
| II. 氯化反应的途径与催化剂、光線、溫度等条件的关系 | 99 |
| III. 氯基取代反应的深度 | 100 |
| IV. 液相和气相反应。液相反应的溶剂 | 101 |
| V. 其他操作条件 | 102 |
| § V-3. 氯化反应的一些理論解釋 | 102 |
| I. 芳香核上加合氯素的反应机理 | 102 |
| II. 在催化剂作用下引起核上氯基取代反应的机理 | 103 |
| III. 核上取代反应的动力学。一氯化与多氯化反应速率的比較 | 105 |
| IV. 侧鏈上氯基取代反应的机理 | 107 |
| § V-4. 苯的氯基取代过程的实践 | 108 |
| I. 液相間歇作业过程 | 108 |
| II. 液相連續作业法 | 109 |
| III. 气相連續作业法。氧化-氯化过程 | 111 |
| § V-5. 甲苯及其衍生物的氯基取代过程 | 112 |
| I. 核上取代衍生物的制备 | 112 |
| II. 侧鏈取代衍生物的制备 | 112 |
| § V-6. 其他有关的生产过程 | 115 |
| I. 硝基化合物的氯化。硝基被氯基置換的过程 | 115 |

| | |
|---|------------|
| II. 联苯等的氯基取代过程 | 115 |
| III. 萘的氯化过程 | 116 |
| IV. 蒽醌及其衍生物的氯化过程 | 116 |
| V. 其他产物 | 117 |
| § V-7. 卤基衍生物的分析 | 117 |
| 附表 V-1. 本章中所提到的一些氯化过程 | 117 |
| 第六章 硝基和其他含氮基的还原 | 119 |
| § VI-1. 引言 | 119 |
| I. 重要性、討論範圍和产品类型 | 119 |
| II. 还原剂 | 119 |
| III. 还原过程的类型 | 120 |
| § VI-2. 在电解質存在下用鑄鐵屑的还原过程 | 122 |
| I. 一般情况及主要因素 | 122 |
| II. 使用鑄鐵还原的理論解釋 | 125 |
| III. 利用鑄鐵屑还原法的一些重要产物 | 127 |
| 1. 硝基苯的还原——苯胺的制备 | 127 |
| 2. 甲苯胺的制备 | 128 |
| 3. 間苯二胺 | 128 |
| 4. α -萘胺的一磷酸、二磷酸和三磷酸 | 128 |
| 5. 其他产品 | 129 |
| § VI-3. 在电解質存在下用其他金属的还原过程——芳胺的制备 | 129 |
| § VI-4. 在酸性介質中的还原过程 | 130 |
| I. 使用金属和低价金属离子的盐类的还原法 | 130 |
| II. 使用亞硫酸盐的还原法 | 131 |
| § VI-5. 在碱性介質中用金属的还原过程 | 132 |
| I. 概說 | 132 |
| II. 影响反应的一些因素 | 133 |
| III. 理論解釋 | 135 |
| IV. 在碱性介質中用锌粉还原的实践 | 138 |
| § VI-6. 用硫化碳的还原过程 | 140 |
| I. 概說 | 140 |
| II. 多硝基化合物的部分还原 | 141 |
| III. 硝基偶氮化合物的还原 | 142 |
| IV. 硝基(和亞硝基)化合物的还原。 α -萘胺的生产 | 142 |
| V. 多硝基化合物的完全还原 | 143 |
| § VI-7. 碱性还原的其他过程 | 144 |
| § VI-8. 接触催化方式的还原过程 | 145 |
| I. 气相接触还原过程 | 145 |
| II. 液相接触还原过程 | 146 |
| § VI-9. 还原反应的控制和氨基化合物的分析 | 147 |
| § VI-10. 芳香族胺类在生产中的技术安全問題 | 147 |
| 附表 VI-1. 在电解質存在下用鑄鐵屑进行还原所得到的中间体 | 147 |
| 附表 VI-2. 用其他还原方法所得到的中间体 | 149 |
| 第七章 磷酸的碱熔过程和磷基的其他轉化 | 152 |
| § VII-1. 引言 | 152 |
| § VII-2. 影响碱熔过程的一些因素 | 152 |
| I. 磷酸的性質 | 152 |
| II. 碱熔反应剂 | 154 |

| | |
|-------------------------------------|------------|
| III. 操作条件 | 155 |
| § VII-3. 碱熔过程的理論解釋 | 157 |
| I. 碱熔反应的机理 | 157 |
| II. 碱熔反应的动力学 | 157 |
| III. 反应机理的实际意义 | 158 |
| § VII-4. 实际生产过程的一般性討論 | 159 |
| I. 設備 | 159 |
| II. 常压碱熔过程 | 160 |
| III. 压热碱熔过程 | 161 |
| IV. 氧化碱熔法和石灰熔法 | 162 |
| V. 亞硫酸鈉的析离 | 163 |
| VI. 脂基化合物的分析 | 164 |
| § VII-5. 一些重要的酚类的生产特点 | 164 |
| I. 苯酚 | 164 |
| II. 開苯二酚 | 166 |
| III. β -萘酚 | 166 |
| IV. 1-氨基-2-羟基萘二磺酸-[3:6] (H 酸) | 167 |
| V. 其他的氨基萘酚磺酸 | 169 |
| § VII-6. 磺基的其他轉化过程 | 169 |
| I. 磺基的轉化为氨基 | 169 |
| II. 磺基的轉化为氨基 | 170 |
| III. 水解法脫去磺基 | 170 |
| IV. 还原法脫去磺基 | 171 |
| 附表 VII-1. 用碱熔法所制得的一些中間体 | 171 |
| 附表 VII-2. 磺基的其他轉化过程的产物 | 173 |
| 第八章 氯基的轉化过程 | 174 |
| § VIII-1. 引言 | 174 |
| § VIII-2. 氯基轉化反应的理論基礎 | 175 |
| I. 氯基轉化反应的速率与活化能 | 175 |
| II. 氯基轉化反应的机理 | 178 |
| § VIII-3. 氯基轉化为含氮基的过程 | 180 |
| I. 概論 | 180 |
| II. 氯苯的氯解 | 181 |
| III. 对硝基苯胺的制备 | 182 |
| IV. 芳酰亲氨基衍生物的制备 | 184 |
| V. 氯基轉化为芳胺基的一些生产过程 | 185 |
| VI. 氯基轉化为脂胺基的一些生产过程 | 187 |
| § VIII-4. 氯基轉化为含氧基的过程 | 187 |
| I. 苯酚的生产 | 187 |
| 1. 氯苯的液相水解過程 | 187 |
| 2. 氯苯的气相轉化過程 | 189 |
| II. 硝基氯苯类的氯基轉化过程 | 191 |
| 1. 氯基轉化为羟基 | 191 |
| 2. 氯基轉化为烷氧基 | 191 |
| 3. 氯基轉化为芳氧基 | 193 |
| III. 在侧鏈上的氯基轉化为羟基的过程 | 193 |
| § VIII-5. 氯基轉化为氨基的过程 | 195 |
| § VIII-6. 氯基轉化为含硫基的过程 | 196 |
| 附表 VIII-1. 氯基轉化过程的一些重要产物 | 198 |

| | |
|---------------------------|-----|
| 第九章 氨基和羟基的互换过程 | 200 |
| § IX-1. 引言 | 200 |
| § IX-2. 胺类转变为羟基化合物的过程 | 201 |
| I. 苯系胺类的水解过程 | 201 |
| II. 萘系胺类在酸或碱的作用下的水解过程 | 202 |
| III. 萘系胺类在亚硫酸盐的催化作用下的水解过程 | 204 |
| § IX-3. 羟基化合物的氨解过程 | 205 |
| I. 不用亚硫酸盐的氨解过程 | 206 |
| II. 使用亚硫酸盐的氨解过程 | 206 |
| III. 萘醌系羟基化合物的氨解 | 210 |
| 附表 IX-1. 一些重要的氨基-羟基互换过程 | 211 |
| 第十章 重氮化及重氨基的转化 | 212 |
| § X-1. 引言 | 212 |
| I. 定义、历史发展和重要性 | 212 |
| II. 重氮化过程的一般情况 | 213 |
| § X-2. 重氮化方法的选择 | 214 |
| I. 碱性较强的一元胺的重氮化 | 214 |
| II. 水溶性和多氯基胺类的重氮化 | 214 |
| III. 碱性很弱的胺类的重氮化 | 214 |
| IV. 难溶于水的氨基二苯胺衍生物的重氮化 | 215 |
| V. 氨基磷酸和氨基羧酸的重氮化 | 215 |
| VI. 容易被氧化的氨基酚类的重氮化 | 216 |
| VII. 各种二胺类的重氮化 | 216 |
| § X-3. 重氮化过程的实际操作 | 218 |
| I. 设备 | 218 |
| II. 重氮化剂的配制 | 219 |
| III. 反应温度和冷却方法 | 219 |
| IV. 生产控制 | 219 |
| V. 重氮化合物的分析 | 220 |
| VI. 技术安全 | 220 |
| § X-4. 重氮化反应的机理和动力学 | 220 |
| § X-5. 重氮化合物的结构及其互变异构体系 | 223 |
| § X-6. 重氨基的转化 | 225 |
| I. 芳肼的制备 | 225 |
| II. 重氨基被强所置换的反应 | 227 |
| III. 重氨基被羟基所置换的反应 | 228 |
| IV. 重氨基被卤素所置换的反应 | 230 |
| V. 重氨基被氟基所置换的反应 | 231 |
| VI. 重氨基被含硫基所置换的反应 | 232 |
| VII. 重氨基被含碳基所置换的反应 | 233 |
| VIII. 在重氮化合物的芳核上引入新的取代基 | 234 |
| 附表 X-1. 重氨基转化的重要产物 | 235 |
| 第十一章 芳胺基化过程 | 237 |
| § XI-1. 引言 | 237 |
| § XI-2. 胺类的芳胺基化 | 237 |
| I. 二苯胺的生产过程 | 238 |
| II. 萘胺磺酸类的芳胺基化 | 239 |
| § XI-3. 羟基化合物的芳胺基化 | 240 |

| | |
|--------------------------------------|------------|
| § XI-4. 在亚硫酸盐存在下的芳胺基化 | 241 |
| § XI-5. 芳酮衍生物的芳胺基化 | 242 |
| § XI-6. 芳族仲胺的分析方法 | 244 |
| 附表 XI-1. 一些重要的芳胺基化过程 | 245 |
| 第十二章 烷基化过程 | 247 |
| § XII-1. 引言 | 247 |
| I. 定义和重要性 | 247 |
| II. 烷化剂 | 248 |
| § XII-2. 氨基的烷基化过程 | 249 |
| I. 概述 | 249 |
| II. 使用醇类(和醚类)的烷基化过程 | 250 |
| 1. 使用无机酸催化的间歇液相过程 | 250 |
| 2. 使用 PCl_3 作催化剂的液相过程 | 252 |
| 3. 气相接触催化过程 | 253 |
| III. 使用卤烷的烷基化过程 | 254 |
| IV. 使用氧丙环的烷基化过程 | 257 |
| V. 使用硫酸酯类和磷酸酯类的烷基化过程 | 258 |
| VI. 使用醇类(和酮类)的烷基化过程 | 260 |
| VII. 烷胺基的脱烷基反应 | 261 |
| VIII. 芳胺混合物的分离操作 | 263 |
| IX. 芳胺混合物的分析方法 | 264 |
| X. 一些重要的 N-烷基芳胺 | 264 |
| § XII-3. 醇基的烷基化过程 | 265 |
| I. 使用醇类的烷基化过程 | 266 |
| II. 使用酯类的烷基化过程 | 266 |
| III. 使用卤烷和氧丙环的烷基化过程 | 267 |
| IV. 使烷氧基脱去烷基的反应 | 270 |
| 附表 XII-1. 本章中所提到的一些重要生产过程 | 270 |
| 第十三章 酰基化过程 | 273 |
| § XIII-1. 引言 | 273 |
| § XIII-2. 酰化剂 | 274 |
| § XIII-3. 脂肪的酰基化反应机理和反应动力学 | 278 |
| § XIII-4. 脂肪的“过渡性”酰化过程和酰胺基的水解 | 281 |
| I. 引入磺酰基 | 282 |
| II. 引入甲酰基 | 283 |
| III. 引入乙酰基 | 284 |
| IV. 引入芳族磺酰基 | 285 |
| V. 酰胺基的水解过程 | 287 |
| § XIII-5. 保护氨基的其他方法 | 288 |
| § XIII-6. 脂肪的“永久性”酰基化过程 | 288 |
| I. 光气化过程 | 289 |
| II. 使用二硫化碳的酰基化过程 | 290 |
| III. 引入乙酰基 | 291 |
| IV. 使用乙二酸的酰化过程 | 292 |
| V. 引入芳磺酰基 | 293 |
| VI. 使用三聚氯酰氯的酰化过程 | 293 |
| VII. 引入芳酰基的过程 | 295 |
| § XIII-7. 冰染酚的合成 | 295 |

| | |
|---------------------------------------|------------|
| I. 概說 | 205 |
| II. 芳烴和杂环烴的邻羟基甲酰基芳胺 | 205 |
| III. β -酮酰芳胺 | 207 |
| 附表 XIII-1. 本章中所提到的一些重要生产过程 | 299 |
| 第十四章 氧化过程 | 302 |
| § XIV-1. 引言 | 302 |
| § XIV-2. 醇类的制备 | 303 |
| I. 一般情况和氧化剂的选择 | 303 |
| II. 苯甲醛的生产方式 | 304 |
| III. 醇类的精制和分析方法 | 305 |
| § XIV-3. 酮类的制备 | 306 |
| § XIV-4. 鞣酸类的制备 | 307 |
| I. 各种氧化方法和产品 | 307 |
| 1. 银酸和重铬酸盐法 | 307 |
| 2. 高锰酸钾法 | 308 |
| 3. 分子内部的氧化-还原法 | 309 |
| 4. 在反应液中通入空气的氧化法 | 309 |
| 5. 使用空气的接触氧化法 | 310 |
| II. 苯甲酸的生产过程——邻苯二甲酸酐的水解脱羧基反应 | 310 |
| III. 鞣酸的分离、精制和分析方法 | 311 |
| § XIV-5. 二芳基-和三芳基-甲醇的制备 | 311 |
| § XIV-6. 酚类的制备 | 312 |
| I. 在蒽醌系衍生物的芳核上直接引入羟基的过程 | 312 |
| II. 在萘系化合物的芳核上直接引入羟基的过程 | 314 |
| III. 在苯系化合物的芳核上直接引入羟基的过程 | 314 |
| IV. 由异丙苯制备苯酚和丙酮的过程 | 315 |
| § XIV-7. 醛类的制备 | 318 |
| I. 对-苯醌的制备 | 318 |
| II. 1:4-萘醌的制备 | 318 |
| III. 蒽醌的制备 | 319 |
| 1. 用重铬酸盐的氧化法 | 319 |
| 2. 用空气的气相催化氧化法 | 320 |
| § XIV-8. 芳核發生破裂的氧化过程——邻苯二甲酸酐的制备 | 320 |
| I. 萘氧化为邻苯二甲酸酐的历史發展和重要性 | 321 |
| II. 萘的催化氧化为邻苯二甲酸酐的反应动力学和反应机理 | 322 |
| III. 萘催化氧化为邻苯二甲酸酐的热力学 | 322 |
| IV. 采用固定床催化剂使萘氧化为邻苯二甲酸酐的基本操作条件 | 323 |
| V. 采用固定床催化剂的生产过程 | 323 |
| VI. 采用流态催化剂使萘氧化为邻苯二甲酸酐的生产过程 | 325 |
| VII. 使用其他原料制备邻苯二甲酸酐的生产过程 | 326 |
| 附表 XIV-1. 本章所提到的重要产品 | 326 |
| 第十五章 縮合过程 | 329 |
| § XV-1. 引言 | 329 |
| I. 定义和目的 | 329 |
| II. 縮合促进剂(简称縮合剂) | 330 |
| § XV-2. 使用醇类和酮类的縮合过程 | 330 |
| I. 使用甲醛或其他脂醛的縮合过程 | 330 |
| II. 使用芳醛的縮合过程 | 332 |

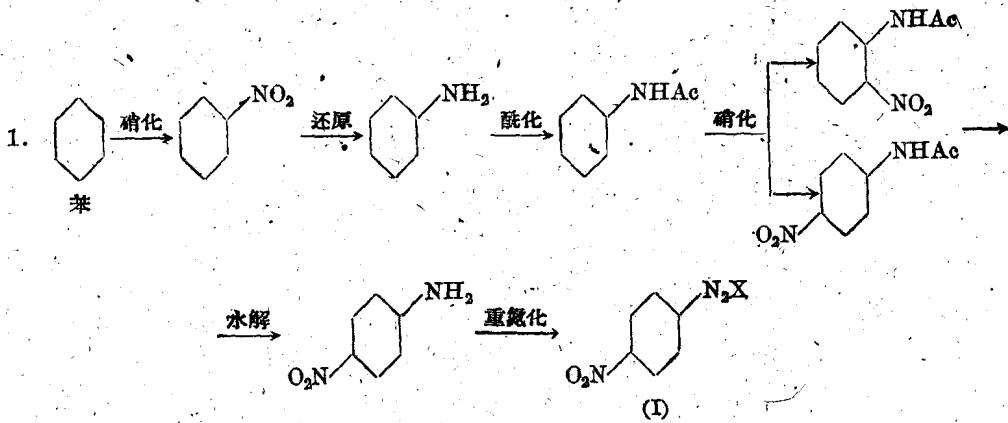
| | |
|--|-----|
| III. 使用酮类的缩合过程 | 334 |
| § XV-3. 使用醇类和烯烃的非环构化缩合过程 | 335 |
| I. 这类反应的重要性 | 335 |
| II. 使用醇类的缩合过程(脱水缩合) | 335 |
| III. 使用烯烃的缩合过程 | 336 |
| § XV-4. 在芳核上引入羟基的各种方法 | 338 |
| I. 用一氧化碳和氯化氢 | 338 |
| II. 用甲醛和氧化剂 | 338 |
| III. 用脂基芳基仲胺的甲酰基衍生物和 POCl_3 | 339 |
| § XV-5. 在芳族羟基化合物的芳核上引入羟基的过程 | 340 |
| I. 一般介绍 | 340 |
| II. 重要产品的制备 | 342 |
| 1. 水杨酸 | 342 |
| 2. 对-羟基苯甲酸 | 343 |
| 3. 2-羟基苯甲酸-[3] | 343 |
| 4. 2-羟基蒽甲酸-[3] | 344 |
| § XV-6. 非环构化脱氯缩合过程 | 344 |
| I. 二苯乙烯衍生物的制备 | 344 |
| II. 联苯的制备 | 345 |
| § XV-7. 采用弗列特尔-克拉夫茨反应合成酮类和酮酸——脱卤化氢的缩合过程 | 346 |
| I. 一般介绍 | 346 |
| II. 反应机理 | 347 |
| 1. 使用卤烷时的反应机理 | 347 |
| 2. 使用酰氯时的反应机理 | 348 |
| 3. 使用酸酐时的反应机理 | 349 |
| III. 影响弗列特尔-克拉夫茨反应的因素 | 349 |
| IV. 一些酮类和酮酸的合成 | 350 |
| 1. 用脂族酰氯合成酮类 | 350 |
| 2. 用芳族羧酸的酰氯(特别是苯甲酰氯)合成酮类 | 350 |
| 3. 用邻苯二甲酸酐合成邻苯甲酰基苯甲酸及其取代衍生物 | 351 |
| 4. 用光气合成密赫勒酮 | 352 |
| § XV-8. 环构化脱水缩合——蒽醌及其衍生物的合成 | 353 |
| § XV-9. 环构化脱水缩合——苯嵌蒽酮的合成 | 354 |
| § XV-10. 环构化脱醇缩合——5-羟基-二氢-[1:2]萘(即吡唑酮)衍生物的合成 | 359 |
| § XV-11. 其他环构化缩合反应 | 361 |
| 附表 XV-1. 通过缩合过程所制得的一些重要产品 | 365 |

緒論

§ 0-1. 染料及中間體

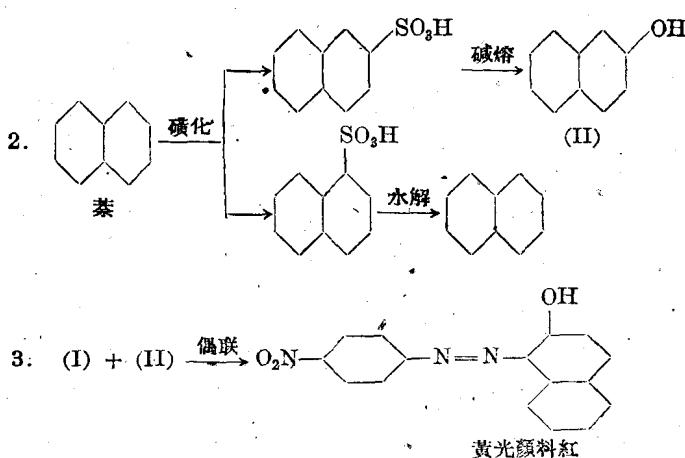
人們把有色的、並能使其他物質染上顏色的有機化合物統稱作染料。人類最初使用的染料都是從植物和動物那裡得到的天然染料；但在過去的一百年中，合成染料已經逐步代替了，而在最近几乎完全排擠了天然染料。合成染料的品種見於文獻的有幾千種，其中具有實用價值的亦在1000種以上。所有這些多種多樣的染料都可以用為數不多的幾種——10至15種——芳族化合物作為基本原料來合成。例如苯、甲苯、二甲苯、萘、二氫苊^①、蒽、菲、咔唑等等都是基本原料。從這些原料開始一直到最後合成出任何的一種染料來，常常要經歷一個個很複雜的化學流程，中間必須通過許多步驟；而每一個步驟的中間產物則有的需要、有的不需要加以分離和精制。這些中間產物在化學結構上當然比原料更為複雜，但還不是染料；我們把它們稱作染料中間體。其中有許多品種不仅可以用來合成染料，而且也可以用來合成藥物、塑料、鞣料等等，所以常常簡稱作中間體。

例如以苯和萘為原料來合成一個比較簡單的染料——黃光顏料紅，就要牽涉到下列各項步驟：



① Acenaphthene C1=CC=C1C=C2\CH=CH2 一般譯作“苊”。但按我國芳烴的命名原則應譯作“二氫苊”（簡稱二氫苊）；而 Acenaph-

thylene C1=CC=C1C=C2\CH=CH2 則應譯作“苊”（舊譯作“苊烯”）。只要注意到不可能有“苯烯”這樣的名詞，就能了解上述改正是必要的了。



除了最后的偶联反应是合成这个染料的一个步骤之外，其余都是属于合成中间体的一些步骤。从萘到对-硝基苯胺重氮盐的过程牵涉到六个化学处理、六种中间体的分离操作①（重氮盐无须分离，所以没有计入）、两种异构产物的分离操作②和七种中间体。从萘到β-萘酚还要进行下列一些步骤：磺化，α-和β-萘磺酸的分离（借水解法使α-磺酸重新变为萘）及β-萘磺酸的变为β-萘酚。由此可见，为了制备这一种染料就需要牵涉到10种中间体。

§ 0-2. 染料及中间体工业的發生和发展

人类一直生活在一个五光十色的世界里。我们的祖先很早就对自然界的美有着充分的欣赏，从而想把生活资料和生产资料中原来不够美丽的东西染上颜色。他们劳动的结果就从天然产物中找到了具有染色性能的物质。这就是染料的起源。

在染料生产发展的初期，人类都从野生植物的浆汁中提取染料。随后，人们就开始去栽培这些植物。在从它们提取出来的染料中，以靛蓝、茜素、姜黄、苏木色素等最为重要。一直到十九世纪中叶，染料的主要来源都是植物；但是也曾少量地使用过一些来自动物的染料，例如从紫螺得到的“帝王紫”和从胭脂虫得到的胭脂。

如所周知，到了十八世纪，各种近代工业，特别是纺织工业有了迅速的发展。这就要求大量扩展染料的供应，并要求以价格更廉、色调更美更齐全的合成染料来代替天然染料。染料和中间体的合成是有机合成的重要部门。武勒③的尿素合成（1828年）标志着有机合成时代的开端。有机合成的准备阶段是对各种来自天然的有机化合物进行化学分析工作。当时的化学家已经正确地认识到：要了解天然产物的性质并最后达到合成它们的目的，就必须首先确定它们的元素组成、分子量和它们在各种反应剂的作用下所生成的衍生物和分解产物。例如，弗利兹西④确定了

① Isolation: 指从反应混合物中取出我们所需要的产物。

② Separation: 指几种产物的分离。

③ Wöhler。

④ Ю. Ф. Фрицше。

从天然靛藍的分解可以制得邻氨基苯甲酸，而从后者又可制得苯胺（1840年）。在这一时期内对于各种天然染料所进行的许多研究証明，它们的分子中都含有芳族结构的組成部分。这样，到了十九世紀中叶已經积累起許多有价值的知识并制备了許多种中間体，給合成染料的广泛發展創造了条件。

这里必須提起这一点，就是合成染料的历史是从偉大的俄国学者齐宁^①于1842年自硝基苯制得了苯胺以后才开始發展的。苯胺的合成奠定了合成染料工业^②的基础。当时各国的学者都非常重視齐宁的發現。仅仅过了十年，就在苯胺的基础上开始了合成染料的生产。1856年波兰学者納坦孙^③在使苯胺和二氯乙烷共热时制得了“品紅”。这是第一个合成染料。同一年中，但比这个稍为迟一些，英国的柏琴^④在使苯胺氧化时制得了供染絲用的濃紫色染料，“鹼性槿紫”^⑤。就在这一年，柏琴把槿紫的制备申請了專利，而在下一年（1857）出售了一公斤的染料。此后不久，柏琴就在英国創立了生产槿紫的工厂。这是第一个获得实际应用的合成染料。从那时到今天恰巧是整整的一个世紀；合成染料工业在这一段时期内无论是在品种上、在产量上、在染色性能上、在应用范围上都有了飞跃的發展和提高。

合成染料工业的發展是和中間体工业的發展不可分割地联系在一起的。中間体是染料合成的基础。只有到了可以用較簡單的、有充分供应的基本原料来大量合成各种中間体的时候，合成染料才有大規模生产的可能。十八世紀时代，因冶金工业的迅速發展而需要大量的煤焦；这样不仅奠定了煉焦工业的基础，并且还提出了一項新的任务：如何利用煉焦时所得到的副产物——焦爐气和煤焦油。到了1845年人们已經能够从煤焦油分离出苯来，并用它来制造苯胺。从那时起，化学家和工业界开始重視煤焦油，因为它是芳烴类的丰富来源。煉焦化学工业对副产物的加工供給了中間体工业以各种芳族原料；从这些原料起，通过各种化学过程合成了千百种的中間体。近年来石油加工工业也提供了一部分合成中間体所需要的原料；正在蓬勃發展的冶金、塑料和机械制造工业提供了能耐高温、高压和腐蝕的材料并制成了各种各样的设备和零件。原料来源的不断扩大和技术設備的不断革新使中間体工业的工艺技术水平迅速提高了，品种增多了，产量增長了；一些大規模生产的品种已經采用了机械化、自动化、連續化的合理生产方式。总之，到了今天，中間体工业已經發展为化学工业中一个巨大、复杂而又重要的部門了。

§ 0-3. 我国的染料及中間体工业

于公元前二千六百多年以前，在我国就已經知道染絲的方法。我国染料的生产和应用的悠久历史得到了各国学者的公認。中国、印度和埃及被人們看作是染料的祖国。明朝末年，宋应星所著“天工开物”一書（1639年）中的第三卷“彰施”綜合了我国古代劳动人民在提取和应用天然

① Н. Н. Зинин。

② 合成染料工业在苏联和德国曾一度称作“苯胺染料工业”和“焦油染料工业”。

③ Натансен。

④ Perkin。

⑤ Mauve。

染料上所获得的宝贵经验。但是长期的封建统治使染料生产始终停留在采用天然原料与手工业生产方式的水平上而得不到发展。我国很早就使用过各种天然染料，如靛蓝、茜素、槐黄、姜黄、紫苏、五倍子、山楂花和胭脂等等。清朝末年，从外国输入了价格较低、品质一般较好的人造染料之后，原来常用的一些天然染料就几乎完全被淘汰了。

解放以前，我国的染料及中间体工业，像其他的工业部门一样，充分反映了半封建半殖民地经济的特征。染料的输入量是非常巨大的。仅以德国作例子来说，自1932到1937年这一段时期内，我国每年从那里买进的染料量就达到了一个惊人的数字——一万四五千吨，而且这些染料的价格又很昂贵；我国人民在这方面付出了令人痛心的代价。外国的垄断资本家们企图扼杀我国染料工业的发展，故意不供给我们合成染料所需要的中间体，甚至故意把中间体的价格提高而不惜在紧要关头把染料价格压低以打击我国初生的染料工业。所以在抗战以前，我国自营的染料工厂规模都很小，并且只能生产一些简单的硫化染料。根据1946年中国工程师学会所编著的“三十年之中国工程”中的记载：“从1922年起虽然在青岛、营口、济南和上海曾先后开办了若干国人私营的硫化染料工厂，可是我国的染料工业尚待高温炼焦副产。提炼煤膏工业之先行发展”。当时的反动政权根本就没有注意也没有能力来发展炼焦和副产回收工业，更谈不到染料和中间体工业了。

抗战胜利以后，反动的国民党政权仍然没有重视这个工业部门；当时不但染料工业丝毫没有得到发展，而且也可以说明，我们在解放以前从来就没有生产过任何中间体。

解放后，在党和政府的领导和重视之下，不仅原有的染料工厂很快就完全恢复了生产而且都扩大了生产。同时中间体工业也成为新时代的产物，从此我们有了国产的氯苯、二硝基氯苯、苦味酸、苯胺、苯酚等等中间体。到了1952年，不仅应用得最广的硫化染料已经能够从原料到成品做到完全自给自足，而且还增加了许多品种的偶氮染料的生产。在发展国民经济的第一个五年计划中，规定要在五年内新建两个由苏联帮助设计的现代化染料厂。它们的规模在全世界范围内都是属于一流的。这两个工厂建成后，不仅将使我国染料的生产有相当数量的增加，并且将生产很多为我国人民所喜爱的新的染料产品，如阴丹士林、安安蓝、靛蓝等，以及各种各样的染料中间体。同时也将逐步减少染料的进口。此外，这个伟大的五年计划还指出：“必须注意高级染料的研究、试制和生产”。这些任务都是很艰巨的。可是仅仅在1956年一年中，我们的染料工厂就已经试制成功了66种新产品，包括33种中间体、32种染料和1种农药。仅仅在上海一个地区，解放以来所增加的染料品种就有100多种。染料和中间体近年来甚至已有了输出；这方面的出口额1956年比1952年就增长了2.8倍；预计1958年出口的化工产品的产值将比今年（1957）增加40%左右。在国内，中间体工业的产品除了能满足染料工业的需要之外，还供应了其他的一些工业；例如医药工业所需要的苯酚和苯胺，塑料工业所需要的苯酚和邻苯二甲酐，农药工业所需要的氯苯（制造DDT）以及橡胶工业所需要的α-萘胺（制造促进剂）等等。

1956年党和政府又发出了向科学进军的号召，要在十二年内使我们最急需的科学部门接近世界的先进水平。染料和中间体工业当然也是其中之一。我们已经制订出科学技术研究的十二年远景规划。今后合成染料工业的发展方向是：“积极组织研究和试制生产，增加新的品种。这