

467
473

LA CHIMICA E L'INDUSTRIA

GIORNALE DI CHIMICA INDUSTRIALE ED APPLICATA - L'INDUSTRIA CHIMICA

G. NATTA, G. F. PREGAGLIA, G. MAZZANTI, M. BINAGHI, V. ZAMBONI

Sintesi di un copolimero della formaldeide termicamente stabile

Per reazione di formaldeide anidra e di dimetilchetene in presenza di catalizzatori tipo basi di LEWIS si ottengono copolimeri in cui sono presenti sequenze estere e sequenze acetaliche. I polimeri a struttura prevalentemente poliossimetilenica (3-4% in peso di dimetilchetene) sono stabili a temperature elevate (oltre 200°C) e presentano caratteristiche meccaniche paragonabili a quelle dell'omopolimero della formaldeide stabilizzato mediante acetilazione dei gruppi terminali.

Gli alti polimeri lineari della formaldeide presentano particolare interesse anche dal punto di vista tecnologico poiché posseggono un complesso di proprietà piuttosto rare nel campo degli alti polimeri. Malgrado la notevole libertà rotazionale caratteristica dei legami C—O (la rotazione intorno ai quali non è impedita dalla barriera energetica propria dei legami C—C) questi polimeri presentano elevate caratteristiche meccaniche, elevata durezza (non accompagnata da fragilità) e una temperatura di fusione relativamente alta. Tali proprietà peculiari del poliossimetilene sono da attribuirsi alla cristallinità che è nettamente più alta di quella dei polimeri più noti, ad una grande regolarità di struttura chimica, alla mobilità della catena che facilita la diffusione e quindi la cinetica di cristallizzazione ed inoltre alla grande differenza (oltre 200 °C) tra la temperatura di transizione del I ordine e del II ordine (1).

L'unico inconveniente che si era opposto all'applicazione pratica degli alti polimeri della formaldeide, già preparati e descritti da STAUDINGER (2), è la loro scarsa stabilità chimica ad alte temperature. Essa è dovuta alla presenza di gruppi ossidrilici terminali che facilitano la degradazione termica secondo la reazione:



Tra le varie soluzioni proposte per risolvere questo problema due appaiono particolarmente interessanti.

E' possibile infatti polimerizzare la formaldeide monomera con catalizzatori di tipo anionico e suc-

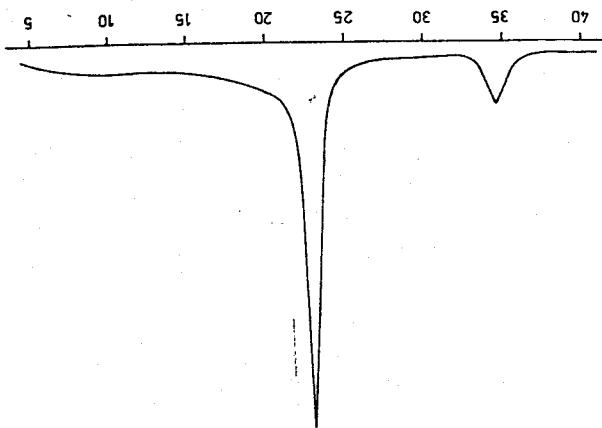
cessivamente, come aveva già osservato STAUDINGER (2), si possono bloccare i gruppi ossidrilici alle estremità delle macromolecole sotto forma di esteri o di eteri in modo da impedire l'inizio della smagliatura delle catene poliossimetileniche. Punto critico di questo procedimento riguarda le condizioni operative necessarie per la stabilizzazione delle catene; ad esempio per acetilare i gruppi terminali è necessario solubilizzare il polimero in anidride acetica, operazione che richiede condizioni termiche piuttosto drastiche (160-180 °C).

Una seconda possibilità per ottenere un poliossimetilene termicamente stabile consiste nell'introdurre nelle catene alcune sequenze di atomi di carbonio che arrestano la degradazione eventualmente iniziata alle estremità della catena (equazione [1]). Solo la copolimerizzazione cationica dei triossano con opportuni monomeri (per es. con eteri ciclici) si era finora dimostrata di interesse pratico (3). In questo caso è richiesta una depurazione spinta dai residui del catalizzatore (BF_3 , FeCl_3 o simili) in quanto questi accelerano la rottura dei legami acetalici.

La copolimerizzazione della formaldeide anidra con altri monomeri in presenza di catalizzatori di natura basica potrebbe presentare alcuni vantaggi ad esempio sarebbe evitata la trasformazione intermedia di CH_2O in $(\text{CH}_2\text{O})_3$. Inoltre l'uso di catalizzatori anionici renderebbe meno essenziale l'allontanamento dei residui catalitici dal prodotto di polimerizzazione.

D'altra parte la possibilità di copolimerizzare la formaldeide anidra è limitata dalla sua elevatissima reattività rispetto a quella dei più comuni mo-

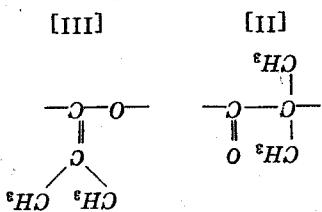
Fig. 2 - Spettro Geiger (Cu⁶⁴) dei copolimero formadide-dimeticcheteene al 4% di dimeticcheteene.



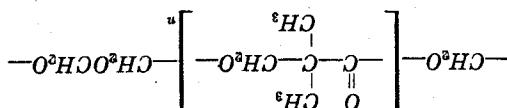
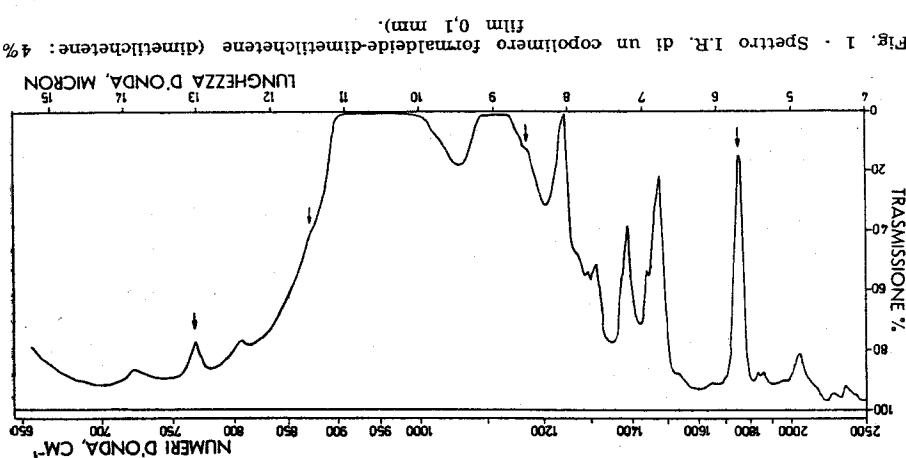
Il polimero grezzo separato dalla massa di resina contiene ancora una frazione terminicamente instabile che varia a parità di condizione operativa con il contenuto di dimetilchetonate. In prodotti con un contenuto di dimetilchetonate del 10-12% ed un superiore al 34% in peso di dimetilchetonate queste frazioni non sono soluzioni diluite di ammoniaca o per riscaldar-

La presenza di dimetilchetene nel copolimero è struttura prevalente poiché metilenica è meno
sia in evidenza della stessa spettrale nell'I.R.; oltre
agli assorbitimenti tipici dei legami ossimetalenici
si notano le bande caratteristiche dei gruppi esteri.

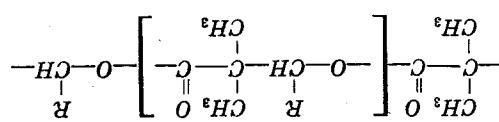
Nella copolimerizzazione con la formaldeide invece il dimetilchetene si addiziona esclusivamente con apertura del legame carbonio-carbonio (unità monometrica III).



questi stessi catallizzatori formando polimeri oleo-



Estendendo le nostre ricerche alla copolimerizzazione della formaldeide con il dimetilchetene abbiam osservato che è possibile controllare la crescita delle catene in modo da favorire la formazione di un copolimero alternato [1], di un copolimero statistico o di un copolimero a blochi. Negli ultimi due casi la struttura assenabile alle macromolecole è la seguente:



macromolecole cristalline caratterizzate da sequenze di un composto ArCH_2 si ottengono nel caso di un tipo I:

notevole tendenza dei che-

entrementre e sarebbe osser-

co della formaldide. Re-

mostro istituto per simile

Le ricerche condotte nel

In questa nota sono ri-

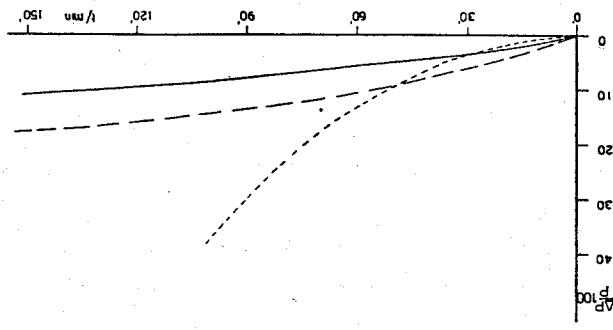
... e disintegrate c'è omogeneo.

ente qualche per cento di

mettimentiche di sufficienze

ta via catene polirossi-

omeri e quindi è assai
difficile ottenerne per que-



Il dimetilchetene è stato preparato per titolosi della stessa e studiato su una piccola quantità di alluminio acellico.

PARTE SPERIMENTALE

I risultati ottenuti ci sembrano di notevole interesse portanza pratica. A questo proposito si deve tener presente che il dimetilchetene può essere prodotto facilmente per polioli di acido e amide *sabutirica* (8,9) ad un costo che rende economicamente non oneroso il suo impiego nelle piccole periferie non centrali richieste per ottenere un copolimero stabile.

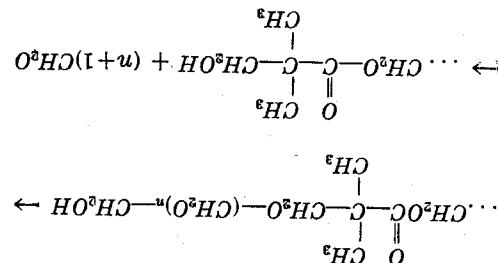
La stabilità del copolimero all'idrofisi si accida e paragonabile a quella dell'omopolimero acetillato, mentre la sua resistenza all'idrofisi acetillina è net-
tamente superiore (a parte di peso molecolare); ad es., risalendando a 100°C per due ore sospen-
sioni acquose alcaline (0,1 M di NaCO₃) dei due prodotti allo stato di polveri si misurano perdite di peso del 50% per l'omopolimero e del 10% per

doti secondari di degradazione causati dai pro-
tico sulla velecca di degradazione. Questo effetto
si osserva nel caso del copolimero la cui stabilità
può essere attribuita al fatto che eventuali gruppi
acidici che si formano nella decomposizione sono
in concentrazione molto bassa ed in ogni caso non
influenzano in modo apprezzabile la resistenza
della catena all'acido ist.

L'analisi spettrale ai raggi X (vedi fig. 2) dimostra che per bassi contenuti di dimetilchetene la cristallinità del copolimero è praticamente uguale a quella dell'omopolimero della formaldide preposta nelle stesse condizioni. Quando si raggiungono contenuti di dimetilchetene dell'8-10% in peso si osservano sensibili abbassamenti di cristallinità mentre non compare ancora la cristallinità caratteristica del copolimero altermatico.

Nella tabella I sono riportati i valori di stabilità termica del copolimero formaldide-dimetiche-tenne confrontati con quelli del poliossimetilene-acetato (t_p D_ret_m delle «Du Pont»). E' particolarmente interessante osservare che mentre a 220°C la differenza tra le curve di stabilità in azoto dell'omopolimero acetilato e dei copolimeri zoto della formaldeide qui descritti è troppo piccola per essere chiaramente rilevabile, le curve di per-tenza nei due casi un comportamento alla degradazione netamente diverso.

Dalla figura 3 appare evidente nel caso del poliossimetilene indicato un effetto autocatalitico-

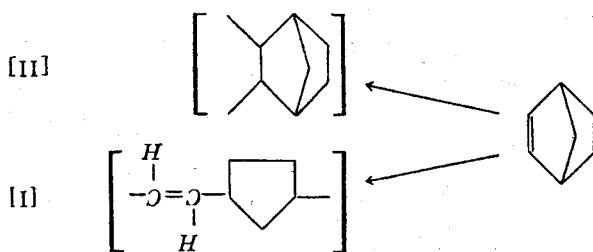


150°C. Campioni esaminati avevano viscosità inferiore 0,6; $\eta_m = \frac{c}{\eta_w}$ è stata determinata in dimetilformamide

| Poliimero (*) | F_{20} in azoto (**) (%) | p.f., °C Perdita in peso in aria (% a 200°C in 30') | p.f., °C Perdita in peso in aria (% a 200°C in 30') | 176 0,8 ÷ 1,4 0,12 ÷ 0,15 | 167 0,5 ÷ 1 0,08 ÷ 0,1 | Copolimero formamide-dimetichecone Polissimilendiacetato |
|---------------|--|---|---|---------------------------------|------------------------------|---|
| | | | | | | |

T. HABEDAN

MICHELOTTO e KLEVENNY (e) impiegando catalizza-
tori preparati da sali di metalli di transizione in



Presenti unita monomeriche di tipo [II] generate per apertura della doppia legame.

Polimeri del norbornene sono stati già descritti da TRUETT e coll. (4) e da MICHELOTTO e KESAVENIY (a). I primi A.A. impiegando sistemi catalitici prepartiti da litio alluminio tetraetile e $TiCl_4$, hanno ottenuto polimeri costituiti da unità monomeriche di tipo [I] generata per apertura del sistema bi-ciclopetenico con formazione di doppi legami di tipo *trans* nella catena principale. In questo polimero i monomerini sarebbero inoltre presenti unità mono-meriche di tipo [II] caratterizzate da un'altra unità monomerica.

Introduzione.

Viene descritto un polimero cristallino del norbornene contenente esclusivamente unità monomeriche generata per appuratura dell'escissione inoltre descritto un polimero boronato per appuratura dell'escissione di doppie legami di tipo cis. Fornita erano noti soltanto polimeri contenenti unità monomeriche generate per rotura del sistema bicieloepetnico, con formazione di doppi legami di tipo trans, oltre ad unità monomeriche di altra natura.

La determinazione della struttura delle unità monomeriche presenti nei polimorbornei da noi ottenuti è stata resa possibile da un accurato studio, effettuato mediante spettrografia I.R., di idrocarenuri monocicliche e di idrocarburi del norbornane.

Polymerizzazione del norbornene

G. SARTORI, F. CAMPBELL, N. CAMBELL

- (1) H. BORTLA, G. JUDT, "Cinematografia e industria dei film", Verlag Biedungen, Berlin 1932.

(2) H. STAUDINGER, "Die hochmolekularen organischen Ver-

(3) CLENAES, Breve, U.S.A. n. 2,366,298 (1957).

(4) G. NATA, G. Mazzanti, G. F. Prelog, M. Brnaghi, M. Morroni, Chemie 44, 446, 537 (1961).

(5) G. NATA, G. Mazzanti, G. F. Prelog, M. Brnaghi, J. Am. Chem. Soc. 82, 5511 (1960).

(6) G. NATA, G. Mazzanti, G. F. Prelog, M. Brnaghi, J. Polymer Sci. 58, 1201 (1962).

(7) G. NATA, G. Mazzanti, G. F. Prelog, J. Polym. Sci., Part A, 1, 1001 (1963).

(8) MONTICELLI, Breve, U.S.A. n. 2,658,055 (1951).

(9) M. MUONO, M. BORRENIUS, Chimica e Industria 45, 1216 (1963).

(10) DU PONT, Breve, U.S.A. n. 2,848,500 (1957).

(11) RICEVUTO IL 12 NOVEMBRE 1963.

BIBLIOGRAFIA

G. NATTA, G. R. PRUGGAGLIA, G. Mazzantti,
M. BINGHI, V. ZAMBONI

Istituto di Chimica Industriale del Politecnico di Milano, Istituto Riccerche Divisione Petrolchimica e Istituto Riccerche Divisione Restine della Soc. «Montecatini», Milano.

La costante del prodotto costi deprevarato e staz determinata su mg mge del prodotto costi deprevarato e staz deprevarato a 222°C in azoto misurando per un periodo di tre ore la perdita in peso su una bilancia termoogravimetrica a registrazione tipo Eyrard. La velocità di degradazione è approssimativamente del 1% min. mentre del 10 ordine ($dw/dt = Kw$) e risulta di circa 0,7% min.

Dopo aver raffreddato il reattore a -10°C si inizia la laminazione della formamide gassosa ($4\text{ g}/\text{min}$) con temporaneamente alla temperatura di 15 cm^3 di soluzione di dimetilchetene e 15 cm^3 di soluzione del catalizzatore. La massa si intorpidisce rapidamente e il polimero co- di 1 minuto si addiziona piccole porzioni del cheiene di 15 minuti . La reazione viene interrotta con un cesso di catalizzatore in modo da completare l'aggregazione in 15 minuti. La reazione viene interrotta con un lavaggio a 50°C con una soluzione idrolotica di ammoxacina (1% di NH_3). Dopo essiccamento all'aria 40°C si ottengono ≈ 54 di polimero.

Un campione del polimero riscaldato in vuglo a 170°C per 4 ore ha perso 10% del peso, correttamente allo stesso tempo la sua resistenza alla frizione instabile ancora presente. Su

In un tipo di esempio di polimerizzazione si utilizza un reattore da 1000 cm³ con agitatore meccanico, due imbuti gocciolatori (di cui uno munito di camica raffreddata a -78°C) un tubo di entrata e un tubo di uscita dei gas. Operando in ambiente intero si intro- ducono nel reattore 450 cm³ di neopatano sintetico e si preparano nei gocciolatori le soluzioni di dimeticherene (4 cm³ in 50 cm³ di neopatano) e di trifenilfosfina (30 mg mento della corrente passosa a -10°C.